

KARADENİZ TEKNİK ÜNİVERSİTESİ * FEN BİLİMLERİ ENSTİTUŞO
MİMARLIK ANABİLİM DALI
MİMARLIK PROGRAMI

TÜRKİYE BRIKETLERİNİN İSİL DAVRANIŞLARI

Mimar Figen KARS

Karadeniz Teknik Üniversitesi Fen Bilimleri Enstitüsünce
"Yüksek Mimar"
Ünvanının Verilmesi İçin Kabul Edilen Tezdir

Tezin Enstitüye Verildiği Tarih : 03.06.1994

Tezin Sözlü Savunma Tarihi : 25.07.1994

Tezin Danışmanı : Yrd.Doç.Dr. Yalçın YAŞAR

Jüri Üyesi : Prof.Dr. Mesut ÖZDENİZ

Jüri Üyesi : Prof.Dr. Teoman AYHAN

Enstitü Müdürü : Prof.Dr. Temel SAVAŞCAN

Haziran 1994
TRABZON

T.C. YÖNSEĞRETİM KURULU
DOKTORANTASYON MERKEZİ

33750

Ö N S Ö Z

Bu tez çalışması, Karadeniz Teknik Üniversitesi Fen Bilimleri Enstitüsü, Mimarlık Anabilim Dalı Yüksek Lisans programında yapılmıştır.

Çalışmalarımı yönlendiren, bilgi ve tecrübelerini esirgemeyen yönetici hocam Sayın Yrd.Doç.Dr. Yałçın YAŞAR'a ve yardımcılarını esirgemeyen, başta Sayın Prof.Dr. B.Mesut ÖZDENİZ, Sayın Yrd.Doç.Dr. Asiye PELEVAN, Sayın Arş.Gör. Semih YILMAZER olmak üzere; bu çalışmaya mali destek sağlayan TÜBİTAK İnşaat Teknolojileri Araştırma Grubuna, çalışmanın yürütüldüğü KTÜ Mühendislik-Mimarlık Fakültesi Mimarlık Bölümüne, deneyler için kullanılan KTÜ Mühendislik-Mimarlık Fakültesi İnşaat Mühendisliği Bölümü Yapı Malzemesi Laboratuvarı personeline, tüm araştırmacılara teşekkürü bir görev bilirim.

Bu çalışma süresince beni sabır ve şefkatle destekleyen eşime ve MORTAŞ Mühendislik ve Organizasyon personeline teşekkür eder, çalışmanın yararlı olmasını gönülden dilerim.

Haziran, 1994

Figen KARS

İÇİNDEKİLER

Sayfa

ÖNSÖZ	II
ÖZET	IV
SUMMARY	V
SEMBOL LİSTESİ	VI
GİRİŞ	1
1. MALZEMENİN TANITIMI - KULLANIM ALANI	2
1.1 Briketin Tanımı	2
1.2 Briketin Üretilimi ve Fiziksel Özellikleri	2
1.3 Briketin Kullanım Alanı	8
2. BRİKETLERİN ISI DAVRANIŞLARI ÜZERİNE YAPILAN ARAŞTIRMADA İZLENİLEN YÖNTEM	9
2.1 Isı Geçisi	9
2.1.1 Isı Geçiş Türleri	9
2.1.2 Isı Geçişinde Rejimler	10
2.2 Teknik Kavram ve Büyüklükler	13
2.3 Isı Kaybını Ölçme Aletinin Tanıtımı	16
2.4 Örnekleme Yoluyla Seçilen Briketler	18
2.5 Dr.Book'a Göre Isı Kaybını Ölçme Aleti Yardımıyla Isı İletkenlik Katsayısunının (λ) Tayini	23
2.5.1 Örneğin Şekil ve Boyutları	23
2.5.2 Örneğin Hazırlanması	24
2.5.3 Örneğin Alete Yerleştirilmesi	24
2.5.4 Aletin Başlangıç Çalışma Durumu	25
2.5.5 Ölçüm	25
2.6 Diğer Saptamalar	27
2.6.1 Kuru Özgül Ağırlığın Saptanması	27
2.6.2 Birim Hacim Ağırlığının Saptanması	27
3. SONUÇLAR	29
KAYNAKLAR	31
EK 1. ISI İLETKENLİĞİ KATSAYILARININ ÖLÇÜMLE İLGİLİ DEĞERLERİ VE ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİNİN SAPTANMASI	33
EK 2. YENİ BRIKETTEN OLUŞTURULAR DUVARLARIN ISI GEÇİRME KATSAYILARI	138

ÖZET

Bu tez çalışması "Türkiye Briketlerinin İsıl Davranışları" adını taşımaktadır. Ülkemizin birçok yöresinde yaygın olarak kullanılan bir yapı bileşeni olan briket, küçük işletmelerde üretilmektedir. Bu araştırmada Türkiye'nin değişik yörelerinde üretilen briketlerden örnekler toplanmış ve deneysel olarak ısı iletkenliği hesap değerleri saptanmış ve olumsuz yönlerinin iyileştirilmesine yönelik önerilerde bulunulması amaçlanmıştır.

Çalışma üç ana bölüm ve ekler bölümünden oluşmaktadır.

Birinci bölümde; briketin tanımı, üretimi, fiziksel özellikleri ve kullanım alanları anlatılmıştır.

İkinci bölümde, gerekli görülen teknik kavram ve büyülükler yer verilmiş, ısı kaybını ölçme aleti tanıtılp, araştırmada kullanılan yöntem ve teknikler açıklanmıştır. Toplanan örnek briketlerin ısı iletkenliği, hesap değerleri, kuru özgül ağırlıkları, kuru birim ağırlık ve kuru birim alan ağırlıkları deney ve hesap yöntemiyle elde edilmiştir.

Üçüncü bölümde, araştırmada elde edilen sonuçlar özetlenmiştir. Briketlerin agrega oranları, boyut ve ısı iletkenliği açısından bir değerlendirmesi yapılmıştır. TÜBİTAK desteği ile yürütülen araştırmamızda bu değerlendirmeler doğrultusunda briketlerin iyileştirilmesi amacıyla yeni bir briket tasarılanması önerilmiştir. Havalanmış çift kabuklu duvar ilkesine göre tasarlanmış olan bu yeni briketler de deneyel ve kuramsal olarak değerlendirilmiştir.

Ekler bölümünde de, ısı iletkenliği hesap değerinin saptandığı deney sonuçları verilmiştir.

Anahtar kelimeler: Briket, bims, beton blok, ısı iletkenliği, ısı iletkenliği hesap değeri.

S U M M A R Y

The title of the thesis is "The Thermal Behaviors of Briquettes Produced in Turkey". Briquette is commonly produced and used in Turkey as a building component. In this study, the thermal conductivity coefficients of the briquettes sampled and gathered from different parts of Turkey were experimentally obtained. Suggestions associated with the improvement of the negative characteristics of the briquettes were given.

The work consists of three main chapters and one supplementary section. The first chapter focuses on the definition, production, physical properties and the application of the briquette. In the second chapter, the technical concepts associated with the topic are explained and the apparatus measures heat loss together with the methods and techniques used during the work was detailed. Thermal conductivity coefficients together with the specific gravities, unit volume weights, unit weights, and unit surface weights on a dry basis were obtained from the briquettes sampled.

Results obtained from the study were summarized in the third chapter. An evaluation of the aggregate ratios of the briquettes in terms of the dimension and thermal conductivity was carried out. To improve the characteristics of the briquettes, a new briquette was designed in the direction of the evaluation carried out.

These new briquettes designed based on the principle of aerated double layer wall were investigated experimentally and theoretically.

The results associated with the thermal conductivity coefficients are given in the supplementary section.

Key words : Briquette, pumice, concrete block, thermal conductivity, thermal conductivity coefficient.

SEMBOL LİSTESİ

- λ : ısı iletkenliği ($\text{kcal}/\text{mh}^0\text{C}$, W/mK)
 λ_h : ısı iletkenlik hesap değeri ($\text{kcal}/\text{mh}^0\text{C}$, W/mK)
 $1/\lambda$: ısı iletkenlik direnci ($\text{mh}^0\text{C}/\text{kcal}$, mK/W)
 Λ : ısı geçirgenlik katsayısı ($\text{kcal}/\text{mh}^0\text{C}$, W/mK)
 $1/\Lambda$: ısı geçirgenlik direnci ($\text{m}^2\text{h}^0\text{C}/\text{kcal}$, $\text{m}^2\text{K/W}$)
 k : ısı geçirme katsayısı ($\text{kcal}/\text{m}^2\text{h}^0\text{C}$, $\text{W}/\text{m}^2\text{K}$)
 $1/k$: ısı geçirme direnci ($\text{m}^2\text{h}^0\text{C}/\text{kcal}$, $\text{m}^2\text{K/W}$)
 q : ısı akım debisi
 Q : Isı akımı (W , J/s)
 α : yüzeysel ısı iletim katsayısı ($\text{kcal}/\text{m}^2\text{h}^0\text{C}$, $\text{W}/\text{m}^2\text{K}$)
 B : birim hacim ağırlık (kg/m^3)
 P_0 : kuru ağırlık (kg)
 δ : özgül ağırlık (kg/m^2 , g/cm^3)
 V : hacim (m^3)
 A : alan (m^2)
 k : güç basamağı sabiti
 t : sıcaklık (^0C)
 d : kalınlık

GİRİŞ

Ülkemizin de büyük ölçüde etkilendiği "Enerji Bunalımı" çağımızda büyük boyutlar kazanmıştır. Bu durum göz önünde bulundurularak bir mimari yapıyı oluşturan başta mimarlar olmak üzere ilgili diğer tüm uzmanlara büyük sorumluluklar düşmektedir.

Bu bilinçle mimari yapıların, konforlu bir iç iklim, hasarsız bir yapı ömrü, gerçekleştirilebilme olanağı ve optimum yapı maliyeti sağlayabilecek şekilde tasarlamları bir görev olarak bilinmelidir. Yapı alanındaki hiç bir yatırıım, yapının ısı korunumunun sağlanmasıından daha yararlı değildir. Isı korunumu; ekonomik olma ve uygulanabilme özellikleri taşımalıdır. Burada sınırlayıcı düşey dış kabukların "duvarlar" kesimine ağırlık verilmelidir. Bu açıdan malzeme seçimi büyük önem taşımaktadır. Kullanılan yapı malzemesi sağlam, ekonomik, fonksiyonel ve çok çeşitli formlar içerisinde uygulanabilir olmalıdır. Gözle algılanabilen veya algılanamayan yapı hasarlarının %80'i yetersiz ısı korunumundan kaynaklanmaktadır. Yapıda kullanılan malzemenin ısı davranışları bilindiği zaman önlem almak daha da kolaylaşacaktır.

Geleneksel yapı malzemesi olan briket, ülkemizde küçük işletmelerde üretilmektedir. Bu işletmeler üretikleri malzemelerin özelliklerini saptayabilme imkanına sahip değildir ve briketlerin ısı davranışları üzererine bir çalışma mevcut değildir. Türkiye'de üretilen briketlerin ısı iletkenlik hesap değerleri ilk kez bu çalışmada saptanmış ve literatüre kazanmıştır.

MALZEMENİN TANITIMI - KULLANIM ALANI

1.1 Briketin Tanımı

Briket; çeşitli agregalar, su ve gerektiğinde katkı maddeleriyle hazırlanan harçın, kalıplarla sıkıştırılması yoluyla elde edilen bir çeşit boşluklu bloktur. Duvar, baca ve benzeri düşey yapı elemanlarının örülmüşinde kullanılır (1).

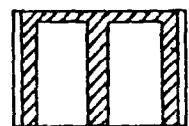
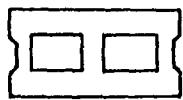
"Briket" dilimize Fransızca'dan girmiştir. Konuya ilgili Türk Standardı (TS 406, 1988) "beton blok" ile "beton briket" tanımlarını birbirinden ayırmıştır. Buna göre beton briketlerde anma yüksekliği en çok 135 mm iken beton bloklarda anma yüksekliği 185 mm veya 235 mm dir (2).

1.2 Briketin Üretilimi ve Fiziksel Özellikleri

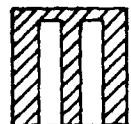
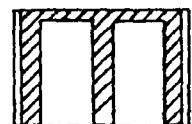
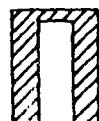
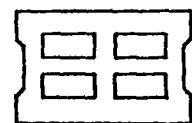
Ülkemizde üretilen briketlerin agregaları hafif ve ağır olmak üzere iki gruba ayrılır. Hafif agrega olarak daha çok bims, yüksek fırın curufu, perlit kullanılır. Normal agrega olarak deniz ve dere çakılı, kırma taş (mıcır) ve kum kullanılır. Çimento olarak portland, kataklı portland, demir portland, curuf çimentosu, uçucu külli çimento, traslı çimento, erken dayanımı yüksek çimento türleri kullanılır. Üretimde kullanılan suyun içerisinde çamur vb. gibi maddelerin bulunmaması, içilecek nitelikte olması gereklidir (3). Beton blok ve briketlerin standart ölçülerini Tablo 1'de görünüşleri Şekil 1'de verilmiştir.

Tablo 1. Beton blok ve briketlerin standart ölçüler (TS 406, 1988)

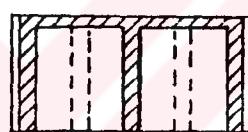
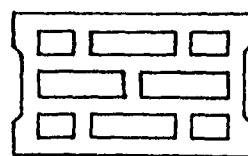
Uzunluk (mm)	Genişlik (mm)	Yükseklik (mm)
190, 240	100, 150	85
240, 390, 490	200, 250, 300	135
240, 390, 490	200, 250, 300, 350	185, 235



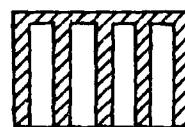
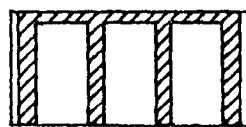
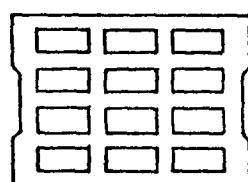
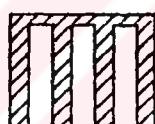
TEK SIRA DELİKLİ



ÇİFT SIRA DELİKLİ



ÜÇ SIRA DELİKLİ



DÖRT SIRA DELİKLİ

Şekil 1. Beton blok ve briketler (2)

Beton blok ve briket üretiminde en önemli malzeme olan çimento; hidrolik bir bağlayıcı olup, su ile karıştırıldığında hamur haline getirilir ve sonra gerek havada gerekse suda yavaş yavaş sertleşerek taş haline dönüşür. Çimentonun ana maddeleri kalker, kıl, alçı taşı, silisli kum ve pişirmek için kömürdür.

Çimentolar:

A. Portland Çimentoları

- a. Portland Çimentosu (PÇ 325)
- b. Katkılı Portland Çimentosu (KPÇ 325)
- c. Portland Çimentosu (PÇ 400)
- d. Portland Çimentosu (PÇ 500)

B. Traslı Çimento

C. Uçucu Küllü Çimento

D. Curuf Çimentoları

- a. Sülfatlı Curuf Çimentosu
- b. Demir Portland Çimentosu

E. Sorel Çimentosu

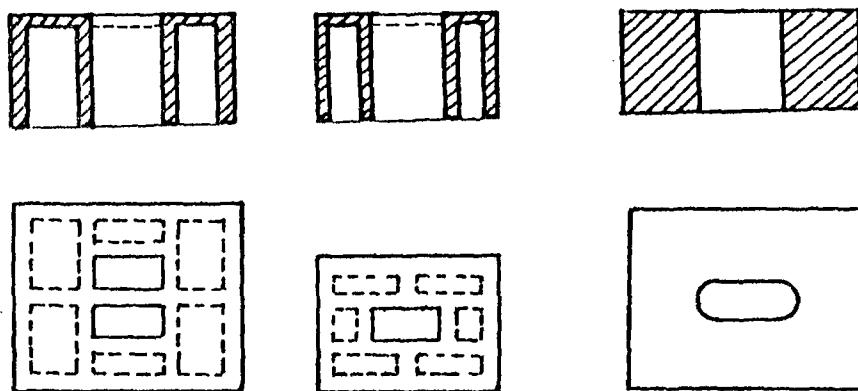
F. Beyaz Portland Çimentosu

G. Alüminli Çimentolar

diye ayrılırlar (4).

"Beton blok ve briket" imalinde çimento olarak portland, katkılı portland, demir portland, uçucu küllü çimento ve traslı çimento kullanılmaktadır (5).

Beton blok ve briketler dolu ve boşluklu olmak üzere iki tipte üretilabilirler. Dolu blok ve briketlerde bir veya iki adet kavrama deliği bulunabilir (Şekil 2). Bu delikler 90 mm ile 110 mm uzunlukta 30 mm ile 45 mm genişlikte olmalıdır. Kavrama delikleri bulunduğu takdirde kavrama deliklerinin toplam alanı bulunduğu yüzün alanının %10'undan fazla olmamalıdır. Boşluklu beton ve briketlerden 100 mm ve 150 mm genişlikte olanlarda en az bir sıra, 200 mm ve 250 mm genişlikte olanlarda en az iki sıra ve 300 mm ile 350 mm genişlikte olanlarda en az üç sıra boşluk bulunmalıdır (2).



Şekil 2. Kavrama delikleri (2)

Beton blok ve briquetlerin standard birim hacim ağırlıkları 500-2200 kg/m³, basınc mukavemetleri 25-150 kgf/cm² arasında değişir. TS 406'ya göre beton blok ve briquetlerin sahip olması gereken basınc dayanımları Tablo 2'de verilmiştir. Don etkisi söz konusu olduğunda basınc dayanımındaki azalma Tablo 2'deki değerlerin %25'inden fazla olmamalıdır (2,6).

Tablo 2. Beton blok ve briquetlerin basınc dayanımları (2)

Türler	Basınc Dayanımı Değerleri	
	Ortalama (mm) kgf/cm ² (N/mm ²)	En küçük değer (mm) kgf/cm ² (N/mm ²)
1- BB2	25 (2, 5)	20 (2, 0)
2- BB4	50 (5, 0)	40 (4, 0)
3- BB6	75 (7, 5)	60 (6, 0)
4- BB12	150 (15, 0)	120 (12, 0)

Beton blok ve briquetlerde kuru birim ağırlık azaldıkça mekanik dayanım ve ısı iletkenlik azalır. Birim ağırlıkları 800 kg/m³ üzerinde olan betonlar genellikle yük taşıyıcı özelliklere sahiptir. Standard ısı iletkenlikleri bileşenlerin biçimine ve kullanılan agrega türüne de bağlıdır. Tablo 3'de mevcut beton blok ve briquetlerin standard ısı iletkenlikleri verilmiştir (3, 6).

Tablo 3. Beton blok ve briquetlerde standart ısı iletkenlikleri (6)

BİLEŞEN	BİRİM HACİM	ISI İLETKENLİĞİ	
	AĞIRLIK (kg/m ³)	W/mK	kcal/mh°C
DOLU BRİKET VEYA	500	0.32	0.28
BLOKLARLA	600	0.35	0.30
Hafif veya normal betondan dolu	700	0.37	0.32
briket veya bloklarla duvarlar	800	0.39	0.34
	900	0.43	0.37
	1000	0.46	0.40
	1200	0.53	0.46
	1400	0.63	0.54
	1600	0.73	0.63
	1800	0.87	0.75
	2000	0.99	0.85
BIMS BETONDAN DOLU BLOKLARLA DUVARLAR	500	0.29	0.25
	600	0.32	0.28
	700	0.35	0.30
	800	0.38	0.35
	900	0.43	0.37
	1000	0.46	0.40
	1200	0.53	0.46
	1400	0.63	0.54
	1600	0.74	0.64
	1800	0.87	0.75
	2000	0.99	0.85
Kuvars kumu katılmaksız- nın doğal bimsle yapılmış betondan özel ya- rıklı dolu duvar blok- larıyla duvarlar	500	0.20	0.17
	600	0.22	0.19
	700	0.26	0.22
	800	0.28	0.24
Genleştirmiş perlit betonlardan dolu blok- larla duvarlar	500	0.26	0.22
	600	0.29	0.25
	700	0.33	0.28
	800	0.35	0.30
BOŞLUKLU BRİKET VEYA	500	0.29	0.25
BLOKLARLA	600	0.33	0.28
Hafif betondan boşluklu duvarlar	700	0.35	0.30
	800	0.38	0.33
2 sıra boşluklu genişliği 240 mm	900	0.44	0.38
	1000	0.49	0.42
3 sıra boşluklu genişliği 300 mm	1200	0.60	0.52
	1400	0.73	0.63
4 sıra boşluklu genişliği 365 mm			

Tablo 3. (devam)

BİLEŞEN	BİRİM HACİM AĞIRLIK (kg/m ³)	ISI İLETKENLİĞİ W/mK	kcal/mh°C
2 sıra boşluklu genişliği 300 mm	500 600	0.29 0.33	0.25 0.25
3 sıra boşluklu genişliği 365 mm bloklarla	700 800 900 1000 1200 1400	0.39 0.46 0.55 0.64 0.76 0.90	0.34 0.40 0.47 0.55 0.65 0.77
Normal beton boşluklu briketler			
2 sıra boşluklu genişliği ≤240 mm			
3 sıra boşluklu genişliği ≤300 mm	≤1800	0.92	0.79
4 sıra boşluklu genişliği ≤365 mm olan bloklarla			
2 sıra boşluklu genişliği 300 mm ve 3 sıra boşluklu	≤1800	1.30	1.12

Beton blok ve briketlerde dış yüzey hafif pürüzlüdür. Yüzeyin pürüzlü olup olmaması, doğrudan doğruya üretim ile ilgiliidir. Çok düzgün yüzeyli briketler üretilebildiği gibi, pürüzlü yüzeyli briketlerde üretilmektedir. Pürüzlülük agregat boyutları ile de ilgiliidir (7).

Beton blok ve briketlerde renk, agreganın ve çimentonun rengi ile ilgiliidir. Beyaz, açık gri, koyu gri, siyahımsı vb. renkler söz konusudur. Ancak bileşime ilave edilecek katkılarla farklı renkte malzeme elde edilebilir (3).

Malzemenin dış yüzünde çatlak, yarık ve döküntü görülmemeli, az su emmeli, ısıyı yalıtmalı ve mekanik dayanımı yüksek olmalıdır (3).

1.3 Briketin Kullanım Alanı

Kullanıma tabi olan her türlü mimari yapıda (îçerisinde sürekli ya da zaman zaman yaşanılan veya bir üretim yapılan mimari yapıların tümü) duvar, baca vb. düşey yapı elemanlarının örülmesinde kullanılır. Dış duvar ve iç duvar konstrüksyonlarını oluşturan bölücü bir malzemedir.

Beton blok ve briketlerin agregaları yoğunluklarına göre normal ve hafif olmak üzere iki gruba ayrılır. Hafif agregalarla yapılan beton blok ve briketler dayanıklılığının yanısıra hafiflik ve ısı yalıtımı gibi özellikle aradığı yerlerde kullanılırlar. Hafif beton ve briketlerde birim ağırlık azaldıkça mukavemet ve ısı iletkenlik azalır. Dayanıklık beton blok ve briketler geleneksel bir sistem olan yiğma sistem yapılarında taşıyıcı duvar yapımında kullanılırlar. Ayrıca endüstriyel yapım sistemlerinde hafif beton blok ve briketler bölücü eleman olarak kullanılır. Balkon, teras, bahçe ve benzeri kapalı mekan oluşturmayan yerlerde dekoratif amaçla da kullanılırlar. Bunun yanında beton briketlerin pencere dişlerinde ve tentolarda kullanılmak üzere profillendirilmeleri de mümkündür (8).

BRIKETLERİN İSİL DAVRANIŞLARI ÜZERİNE YAPILAN ARAŞTIRMADA İZLENİLEN YÖNTEM

2.1 İSİ Geçisi

İki sistem arasında veya bir sistemler çevresi arasında sıcaklık farkı olduğu zaman, sıcaklığı fazla olan taraftan, sıcaklığı az olan tarafa bir ısı geçisi söz konusudur. Burada söz konusu edilen iki sistem bir cismin parçaları olabileceği gibi, bir yapı elemanı ve çevresi, bir bina ve çevresi de olabilir. Bunlar;

1. İletim (kondüksiyon)
2. Taşınım (Konveksiyon)
3. Işınım (radyasyon)

olarak sıralanabilir (9,10).

2.1.1 İSİ Geçiş Türleri

1. İletim (kondüksiyon) : Bir ortam içerisinde bulunan bölgeler arasında veya fiziksel olarak birbiriyle temas eden ortamlar arasındaki ısı alışverişi iletim yoluyla gerçekleşir. Birbiri ile temas eden ortamlarda daha sıcak oldukları için kinetik enerjileri yüksek olan moleküller, temas halinde oldukları, kinetik enerjileri daha düşük moleküllere, direkt moleküller etki yoluyla ısı enerjilerini naklederler. Burada sözü edilen ortak katı, sıvı veya gaz olabilir. Ancak, mimarlık alanında iletim yolu ile ısı geçisi örneklerine çoklukla, birbiriyle temas eden katı ortamlarda rastlanır (9 ,10).

2. Taşınım (konveksiyon) : Bir akışkan hareketi ile gerçekleşen ısı geçisidir. Molekülleri serbestçe hareket edebilen bir akışkandaki, ısı enerjisi yüksek dolayısıyle özgül ağırlıkları düşük moleküllerin, farklı koşullardaki moleküllerle yer değiştirmesi sonucunda, ısıının akışkan içerisinde bir yerden başka bir yere taşınmasıyla gerçekleşir. Akışkan sıvı veya gaz olabilir. Bu tür ısı geçisinin örneklerine çoklukla, bir katı

cisimle temas eden akışkanlarda rastlanır. Mimarlıkta kalorifer radyatörünün bulunduğu odanın havasına verdiği ısı enerjisi bu tür bir ısı geçişidir (9,10).

3. Işınınım (radyasyon) : Farklı sıcaklıklarda fakat birbirleriyle temas etmeyen katı cisimler arasında, foton denilen kütlesiz tanecikler ile gerçekleşen ısı geçişidir. Örnek olarak güneşin ısıl enerjisinin dünyaya ulaşması verilebilir.

Burada sözü edilen üç tür ısı geçisi tek tek gerçekleşebileceğinin gibi, ikisi veya üçü birlikte de gerçekleşebilir. Örneğin, bir kalorifer radyatörü, bulunduğu odanın havasına taşınım (konveksiyon) yoluyla ısı enerjisi verdiği gibi, aynı radyatör, hacim içerisindeki diğer cisimlere ve kullanıcıya ışınınım (radyasyon) yoluyla da ısı enerjisi verir. Cisimler ve kullanıcıların yüzey sıcaklıklarını için ışınınım yolu ile kazanılan bu enerji taşıınım yolu ile odanın havasına tekrar kazandırılır. Ancak burada gerçekleşen ışınınım yolu ile ısı geçisi birçok örnekte olduğu gibi ihmali edilebilecek kadar küçük boyutludur (9,10).

2.1.2 Isı Geçişinde Rejimler

Isı geçişinde söz konusu olan toplam ısı miktarından çok belirli zamanda geçen ısı miktarının bilinmesi önemlidir. Üç tür ısı rejimi vardır.

1. Dengeli rejim
2. Periyodik rejim
3. Geçici rejim

1. Dengeli rejim : Isı akımı zamana bağlı olarak değişken olmadığı durumda herhangi bir zaman aralığında geçen ısı miktarı, sıcaklık farkının sabit kaldığı koşullarda, aynı uzunluktaki bir başka zaman aralığında geçen ısı miktarına eşit olacaktır. Geçen ısı miktarlarının belirli uzunluktaki zaman aralıklarında eşit olması durumu, ısı geçişinin "Dengeli Rejim" de olduğu demektir (9,10).

2. Periyodik rejim : Isı akımının zamana bağlı olarak değişkenlik gösterdiği, ancak alt ve üst sınırlara belirli zaman diliminde düzenli olarak ulaşılan sistemlerde ise "Periyodik Rejim"den söz edilebilir (9,10).

3. Geçici rejim : Isı akımının tekrar etmeyen bir sıcaklık-zaman eğrisine bağlı olarak gerçekleşmesi şeklinde tanımlanabilir (9,10).

Örneğin bir gaz türbünenin dışarıya vermektediği ısı miktarı bir kalorifer kazanının ısıtma sisteminde dolaştırılacak suyu belirli sıcaklıkta tutuyor iken verdiği ısı miktarı Dengeli Rejim; bir benzin motorunun sıkıştırılan hava-benzin karışımını patlatma ve yanık gazı dışarı atma eylemlerini gerçekleştiriyorken verdiği deşiken, fakat tekrarlanan ısı miktarı, binaların dış hava sıcaklığı ve güneş ışınımının birleşik etkisi (sol-air sıcaklık) sebebiyle, 24 saatlik gün süresinde, gündüz saatlerinde ısı kazanması, gece saatlerinde ısı kaybetmesi "Periyodik Rejim", bir buhar kazanının çalışmaya henüz başladığında verdiği ısı miktarı, bir soğutma sisteminin hacmi istenen sıcaklığa indirinceye kadar geçen sürede verdiği ısı miktarı "Geçici Rejim"de ele alınabilen ısı geçisi örnekleridir.

Ortamlar arasındaki ısı geçisi sıcaklık farkları sebebiyle olmaktadır. Herhangi bir duvar elemanında ısı geçişinden söz edilebilmesi için, bu elemanın ayırmış olduğu dış ve iç ortam arasında sıcaklık farkının bulunması gerekmektedir. Bu fark gerçekleştiğinde sıcak ortamdan daha az sıcak ortama doğru bir ısı akımı başlar. Bu ısı akımının durdurulması veya söz konusu ısı enerjisinin yok edilmesi mümkün değildir. İşte bina kabuğunu meydana getiren elemanların, çoklukla dış duvarların, iç iklimsel konfor koşullarını sağlayabilmek için ısı kazancını azaltması veya artırması, iklimle dengeli mimari dizayn yapılabilmesi için kabuk elemanlarından beklenen bir performanstır.

Bir kabuk elemanından ısı geçisi üç aşamada gerçekleşir. Dış ortam sıcaklığının, iç ortam sıcaklığından daha yüksek olduğu bir durumda, ilk aşama dış hava sıcaklığının (t_d) etkisiyle (taşınım yolu ile) kabuk elemanın dış yüzey sıcaklığının (t_{sd}) yükselmesidir. Bu olayda etkili olan faktörlerden biri ise kabuk elemanın dış yüzeyi üzerinde yer alan κ kalınlığındaki durgun hava tabakasıdır. Bu hava tabakası ısı akımını engelleyici bir özellik gösterir. Hava tabakasının kalınlığı ile ısı akımının engellenmesi arasında doğru orantı vardır. Bir diğer deyişle hava tabakası kalın olursa ısı akımı daha fazla engellenir. Aradaki sıcaklık farkının 1°C olması halinde 1 m^2 alanındaki bir malzeme yüzeyinden, deðiği havaya veya havadan malzeme yüzeyine 1 saatte geçen ısı miktarı olarak tarif edilen ve α ile simgelenen bu büyülükle "yüzeysel ısı iletim katsayısı" denir. Bu katsayıının duvar iç yüzünde karşımıza çıktığı açıktır (9,10).

Bu bilgilerin ışığında yukarıdaki şekilde yer alan bir duvar elemanına dış havadan taşınım (konveksiyon) yoluyla geçen ısı miktarı formül 1 ile hesaplanabilir.

$$\frac{q_{c,dış}}{\alpha_d} = t_d - t_{sd} \quad (1)$$

$q_{c,dış}$: Isı akışı ($\text{kcal}/\text{m}^2\text{h}$) (W/m^2)
(taşınım)

α_d : Yüzeysel ısı iletim katsayısi ($\text{kcal}/\text{m}^2\text{h}^0\text{C}$) ($\text{W}/\text{m}^2\text{K}$)

t_d : Dış hava sıcaklığı (^0C) (K)

t_{sd} : Duvar dış yüzey sıcaklığı (^0C) (K)

Duvar dış yüzünden, duvar iç yüzüne iletim (kondüksiyon) yoluyla akan ısı miktarı formül 2 ile hesaplanabilir.

$$\frac{q_k(\text{iletim})}{\frac{\lambda_h}{d}} = t_{sd} - t_{si} \quad (2)$$

$q_{(\text{iletim})}$: Isı akışı ($\text{kcal}/\text{m}^2\text{h}$) (W/m^2)

λ_h : Isı iletkenlik hesap değeri ($\text{kcal}/\text{mh}^0\text{C}$) (W/mK)

d : Malzemenin kalınlığı (m)

t_{si} : Duvar iç yüzey sıcaklığı (^0C) (K)

Duvar iç yüzünden, hacim içi havaya taşınım (konveksiyon) yoluyla geçen ısı miktarı ise formül 3 ile hesaplanabilir.

$$\frac{q_{c,iç}}{\alpha_i} = t_{si} - t_i \quad (3)$$

$q_{c,iç}$: Isı akışı ($\text{kcal}/\text{m}^2\text{h}$), (W/m^2)

(taşınım)

α_i : İç yüzeysel ısı iletim katsayısi ($\text{kcal}/\text{m}^2\text{h}^0\text{C}$), ($\text{W}/\text{m}^2\text{K}$)

t_{si} : Duvar iç yüzey sıcaklığı (^0C), (K)

t_i : İç hava sıcaklığı (^0C), (K)

Bu ifadeler taraf tarafa toplanırsa, yüzey sıcaklıklarını farklı işarette olduğundan birbirini götürür.

$$\frac{q_{c,dış}}{\alpha d} + \frac{q_k(\text{iletim})}{\frac{\lambda_h}{d}} + \frac{q_{c,iç}}{\alpha_i} = t_d - t_{sd} + t_{sd} - t_{si} + t_{si} - t_i$$

Eşitliğin sol tarafında yer alan q ifadeleri birbirinin aynı olduğundan, ifadeyi q parantezine almak mümkün olacaktır. Bu durumda eşitlik;

$$q \underbrace{\left(\frac{1}{\alpha_d} + \frac{d}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_i} \right)}_k = t_d - t_i \quad (4)$$

Parantez içindeki ifade yerine $\frac{1}{k}$ konularak q yalnız bırakılırsa;

$$q \frac{1}{k} = t_d - t_i$$

$$q = k(t_d - t_i) \quad (5)$$

İfadesi elde edilir. Bu ifade kararlı hal şartlarında, yani dış ve iç dizayn sıcaklıklarını değişmediği, kabuk elemanın homojen olduğu koşullarda duvar elemanın birim alanından (1 m^2), birim zamanda (1 saat) akan ısı miktarıdır. Alanı bilinen herhangi bir duvar elemanın geçen ısı miktarını hesaplayabilmek için ise bu ifadeyi A (alan, m^2) ile çarpmak gereklidir (9, 10).

Yaz durumu (ısı kazancı) Kış durumu (ısı kaybı)

$$Q = k.A (t_d - t_i) \quad Q = k.A (t_i - t_d) \quad (6)$$

Q : Isı miktarı (kcal/h) (W)

k : Isı geçirgenlik katsayısı ($\text{kcal/m}^2 \text{h}^0 \text{C}$), ($\text{W/m}^2 \text{K}$)
(kabuk elemanın)

A : Alan (m^2) (kabuk elemanın)

t_d : Dış hava sıcaklığı (^0C), (K)

t_i : İç hava sıcaklığı (^0C), (K).

2.2 Teknik Kavram ve Büyüklükler

ISI : Bir cisimdeki sıcaklığın artmasına neden olan fiziksel bir enerji türüdür. Bilimsel olarak, moleküler hareketlerden kaynaklanmaktadır (11).

Q : ISI AKIMI (W), (J/s): Bir yapı biseninden bir saniyede geçen ısı miktarıdır (12).

q : ISI AKIM DEBİSİ (W/m^2): Bir yapı bileşeninin 1 m^2 alanından bir saniyede geçen ısı miktarıdır (12).

λ : ISI İLETKENLİĞİ ($\text{kcal/mh}^0\text{C}$), (W/mK): Homojen bir malzemenin, kاراتlı durumunda, birbirine koşut iki yüzeyi arasında, 1 m kalınlık ve $1 {}^\circ\text{C}$ sıcaklık farkı olduğu zaman, birim zamanda yüzeylere dik yönde ilettilim yoluyla geçen ısı miktarıdır (6 ,12).

λ_h : ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERİ ($\text{kcal/mh}^0\text{C}$), (W/mK): Yapı bileşeninin ısı geçirgenlik direncinin ($1/\Lambda$) hesaplanması sırasında kullanılan ısı iletkenliği değeridir. Yapı ve yalıtım malzemelerinin ölçme sonucu bulunan ısı iletkenliği $10 {}^\circ\text{C}$ ortalama sıcaklıkta malzeme kuru iken saptanır. Oysa yapı katmanındaki malzemede bulunan pratik neminde ölçülen ısı iletkenliğine eklenerek ısı iletkenliği hesap değeri bulunur (11).

$1/\Lambda$: ISI İLETKENLİK DİRENÇİ ($\text{mh}^0\text{C/kcal}$), (mK/W): Isı iletkenliğinin aritmetik tersi olup, 1 m kalınlığındaki bir cismin iki yüzü arasındaki sıcaklık farkı $1 {}^\circ\text{C}$ olduğunda 1 m^2 alanının birim saat içerisinde ısı akımına gösterdiği dirençtir (13).

Λ : ISI GEÇİRGENLİK KATSAYISI ($\text{kcal/mh}^0\text{C}$), (W/mK): Herhangi bir d kalınlığındaki bir cismin iki yüzü arasındaki sıcaklık farkı $1 {}^\circ\text{C}$ olduğunda birim zamanda 1 m^2 alanından geçen ısı akımıdır (13).

$$\Lambda = \lambda/d \quad (7)$$

$1/\Lambda$: ISI GEÇİRGENLİK DİRENÇİ (ISI YALITIMI) ($\text{m}^2\text{h}^0\text{C/kcal}$), ($\text{m}^2\text{K/W}$): Isı geçirgenliğinin aritmetik tersi olup, herhangi bir d kalınlığındaki bir cismin iki yüzü arasındaki sıcaklık farkı $1 {}^\circ\text{C}$ olduğunda, birim zamanda 1 m^2 alanının ısı akımına gösterdiği dirençtir (13).

$$1/\Lambda = d/\lambda \quad (8)$$

k : ISI GEÇİRME KATSAYISI ($\text{kcal/m}^2\text{h}^0\text{C}$), ($\text{W/m}^2\text{K}$): Herhangi d kalınlığında yapı elemanının iki yüzü arasındaki sıcaklık farkı $1 {}^\circ\text{C}$ olduğunda 1 m^2 alanından havadan havaya geçen ısı akımıdır (13).

$1/k$: ISI GEÇİRME DİRENÇİ ($\text{m}^2\text{h}^0\text{C/kcal}$), ($\text{m}^2\text{K/W}$): Isı geçirme katsayısının aritmetik tersi olup, herhangi bir d kalınlığındaki yapı elemanının iki tarafında bulunan hava sıcaklıklarını arasındaki fark $1 {}^\circ\text{C}$ olduğunda 1 m^2 alanının ısı geçişine gösterdiği dirençtir (13).

α : ISI İLETİM KATSAYISI ($\text{kcal}/\text{m}^2\text{h}^\circ\text{C}$), ($\text{W}/\text{m}^2\text{K}$): Aradaki sıcaklık farkı 1°C olduğunda, bir cismin 1 m^2 alanından havaya veya havadan cismin yüzeyine geçen ısı akımıdır (13).

$1/\alpha$: YÜZEYSEL ISI İLETİM DİRENÇİ ($\text{m}^2\text{h}^\circ\text{C}/\text{kcal}$), ($\text{m}^2\text{K}/\text{W}$): Yüzeysel ısı iletim katsayılarının aritmetik tersi olup, aradaki sıcaklık farkı 1°C olduğunda, bir cismin veya yapı bileşeninin 1 m^2 yüzeyini çevreleyen çok ince hava katmanının ısı akımına gösterdiği dirençtir (13).

B: BİRİM HACİM AĞIRLIĞI (kg/m^3): Malzemenin gözenek ve delikleride dahil olmak üzere birim hacminin ağırlığıdır (14). Cismin P_0 kuru ağırlığının V görünen hacmine bölünmesiyle elde edilen bir değerdir.

$$B = P_0/V \quad (9)$$

B : Birim hacim ağırlığı (kg/m^3)

P_0 : Kuru ağırlık (kg)

V : Görünen hacim (m^3)

Bir cismin kuru ağırlığını saptamak için önce etüvde 105°C sıcaklıkta ağırlığı sabit kalıncaya dek, ortalama 48 saat süre ile kurutulur ve sonra tartılır.

BİRİM ALAN AĞIRLIĞI (kg/m^2): Cismin P_0 kuru ağırlığının alanına bölümüğe eşittir.

δ : ÖZGÜL AĞIRLIK (kg/m^3), (g/cm^3): Bir cismin boşlukları çıkarıldıkten sonra birim hacmindeki parçasının ağırlığıdır (14). Cismin P_0 kuru ağırlığının d dolu hacmine bölünmesiyle elde edilir.

$$\delta = P_0/d \quad (10)$$

δ : Özgül ağırlık (kg/m^3)

P_0 : Kuru ağırlık (kg)

d : Dolu hacim (m^3)

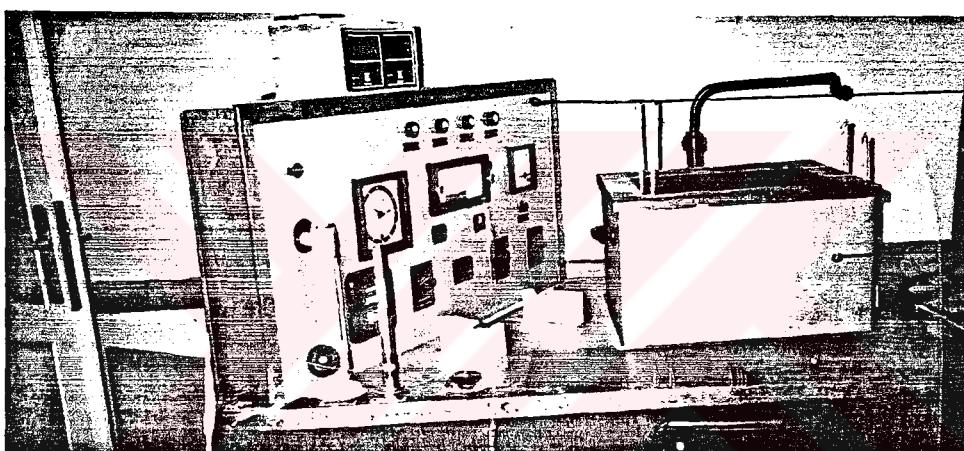
Özgül ağırlık dolu hacime göre hesaplandığından daima birim ağırlıktan büyütür; eğer boşluk yoksa eşittir. Özgül ağırlığı ölçmek için boşluklu cisim öğütülerek ince toz haline getirilir. Sonra 74 mikron çaplı elekten geçirilir. Elekten geçen kütlenin ağırlığı bulunur ve aynı kütle içinde inert sıvı bulunan bir dereceli kaba (piknometre) konularak hacmi ölçülür. Ağırlığı bu şekilde bulunan hacime bölünince özgül ağırlık bulunur.

C: ÖZGÜL ISI (ISINMA ISISI) (Wh/kgK): Bir cismin 1 kg'ının sıcaklık derecesini 1 K yükseltmek için gerekli ısı miktarıdır (12).

2.3 Isı Kaybını Ölçme Aletinin Tanıtımı (Universal Termostat, TIP U3)

Isı kaybını ölçme aleti:

- A) Göstergeler panosu
 - B) Soğuk ve sıcak su depoları
 - C) Muhafazalı kutu olmak üzere üç bölümden oluşur.
- A) Göstergeler panosu (Resim 1)

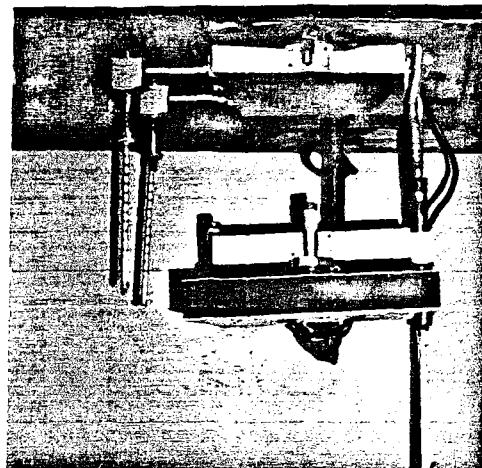


Resim 1. Göstergeler panosu

1) İki adet elektronik termostat vardır. Biri sıcak suyu, diğeri soğuk suyu ayarlar. Üzerlerindeki miknatıslı vidalarla istenilen sıcaklık dereceleri ayarlanır. Dereceler düşünce termostatlar devreye girerek ısıtıcıyı uyarırlar ve ısıtıcı çalışarak suyu ısıtmaya başlar. Gereken ısıya ulaşılınca termostatlar tekrar devreye girerek ısıtıcıyı uyarır ve ısıtıcı devreden çıkar.

- 2) Zaman ayarı için saat
- 3) Elektrik sayacını uyararak devreye sokan ve devreden çıkarılan göstergesi.
- 4) Elektrik sayacı
- 5) Malzemenin cinsine göre tesbit edilen ve 1 'den 12 'ye kadar olan güç basamağı
- 6) Ana voltaj düğmesi.

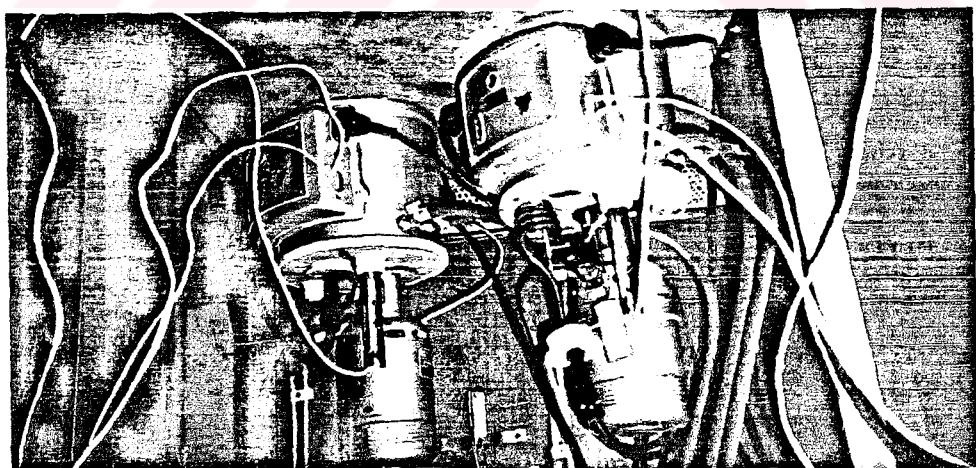
Resim 3. Muhabazalı kutunun iç dizeneği



c) Muhabazalı kutu (Resim 3)

Güsterge panosunun alt tarafında bulunan bu ikinci depodaki sulardan aranın sindakı sıcaklık farkı 10°C olmalıdır. İstentiilen sıcaklıklar elektronik termostatlar yararlıdır. Her ikisi depodada su giriş ve çıkışını sağlamanak üzere iki adet boru vardır. Bu borular ile suyun devri saflantır. İstnanan su bir borudan altte gider ve altte devrinin tamamlayan su diğeri borudan depoya geri döner. İçerisinde istatikler mevcuttur. Elektronik termostatlar taraflıdan yararlanır. Devrede olup olmadıklarını gösteren yetenekleri 15 ya 18 saniye tükürerek yararlıarak devrede çikarılır.

Resim 2. Soguk ve sıcak su depoları



b) Soguk ve sıcak su depoları (Resim 2)

- 7) Acmaya düşümesi.
8) Güsterge lerin ve termostatların devrede olup olmadıklarını gösteren lambalar.

Örnek bu kutunun içine yerleştirilir. Üst tarafında ısıtma levhası, alt tarafında ise soğutma levhası vardır. Levhaların alt ve üst kısımları ısı kaybını önlemek amacıyla izocam ile kaplanmıştır. Her iki levha arasında 10°C sıcaklık farkı vardır. Isıtma levhasındaki sıvının giriş ve çıkış sıcaklıklarını ölçen iki adet termometre mevcuttur (tw1 ve tw2). Aynı şekilde iki termometrede soğutma levhasında bulunmaktadır (tk1 ve tk2).

Numunenin kalınlığını tespit etmek amacıyla dört bir yanda mikrometler bulunmaktadır. En üstte ise koruyucu kapak vardır. Bu kapakta ısı kaybını önlemek amacıyla izocam ile kaplanmıştır.

2.4 Örnekleme Yoluyla Seçilen Briketler

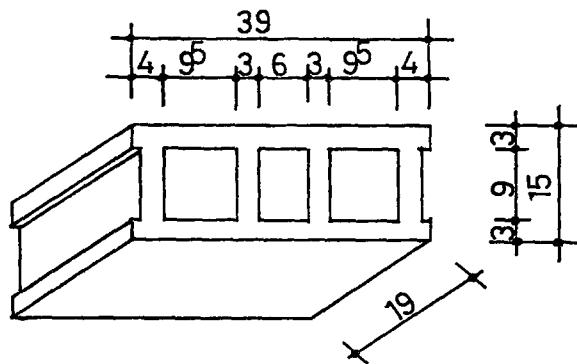
Türkiye'nin çeşitli yörelerinden rastgele örnekleme yoluyla toplanan briket örneklerinde agrega olarak dere ve deniz çakılı, kum, mısır, yüksek fırın curufu ve bims kullanıldığı görülmüştür. Briket üretiminde kullanılan diğer agrega türlerinin kullanıldığına rastlanmamıştır.

Toplanan örneklerin standard boyutlara uygunluğu ve sapma ölçüleri Tablo 4'de verilmiştir. Bu örnekler içerisinde standarda uyan ve uymayan üretimler mevcuttur. Toplanan örneklerin uzunluk ve yükseklik olarak %40'i, genişlik olarak %65'i standard ölçülere uygundur. Standard ölçülerden olan farklar daha çok kalıp yapımındaki kaba işçilikten kaynaklanmaktadır.

Tablo 4. Türkiye'de üretilen beton blok ve briket boyutlarının standartlara uygunluğu (5)

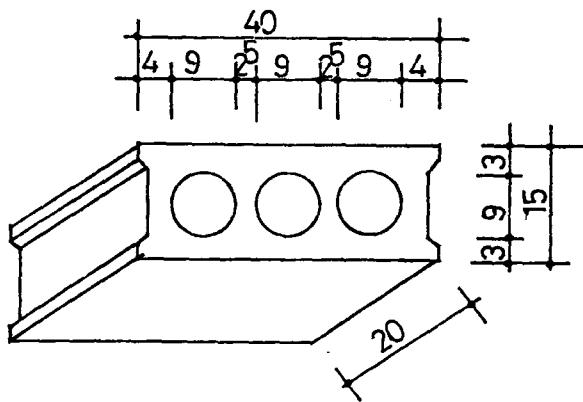
ÖRNEĞİN ALINDIĞI YER	STANDARDA UYGUNLUK VE SAPMA ÖLÇÜSÜ		
	UZUNLUK (mm)	GENİŞLİK (mm)	YÜKSEKLİK (mm)
ANTALYA	uygun	uygun	uygun
ARTVİN	+10	uygun	+15
HATAY	uygun	uygun	uygun
HAVZA	uygun	-5	-5
HOPA	-5	uygun	+15
İZMİR	+10	-5	+10
KAYSERİ	uygun	-5	-15
MUĞLA	-30	-10	uygun
SİVAS	-5	-5	-20
TOKAT	uygun	uygun	-5
TRABZON	+10	uygun	-5

Antalya Briketi



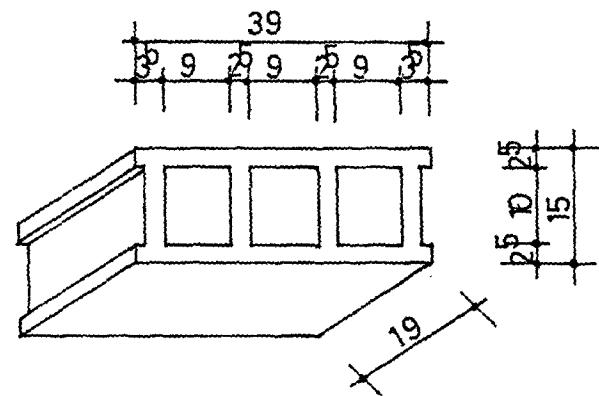
15'lik; Ağırlık : 6.600 kg
 Hacim : 0.01115 m^3
 Birim hacim ağırlık : 594 kg/m^3
 Dolu hacim : 0.00660 m^3

Artvin Briketi



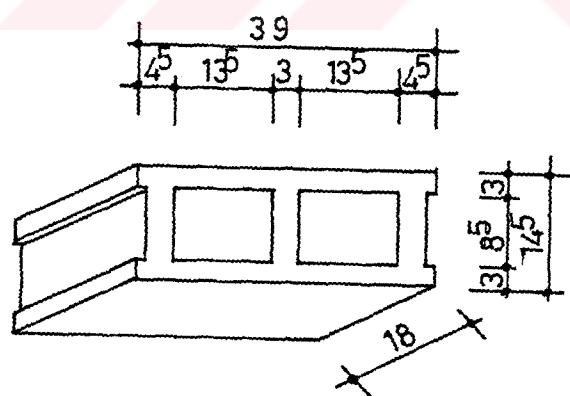
Pomza, kum, çimento, su karışımından üretilmiştir.
 0.25 m kum ($1/4$) + Pomza ($3/4$)
 Bir torba çimento
 İki teneke su (mevsime göre)
 30-35 briket yapılıyor, 1500 TL/adet

Hatay Briketi



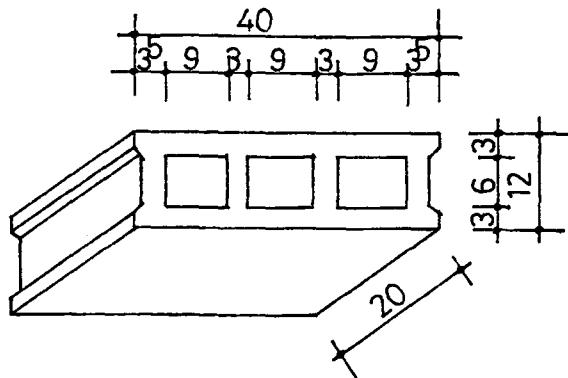
19.5'lik; Ağırlık : 7.607 kg
 Hacim : 0.01521 m³
 Birim hacim ağırlık : 500 kg/m³
 Dolu hacim : 0.008305 m³

Havza Briketi



14.5'lik; Ağırlık : 12.728 kg
 Hacim : 0.010179 m³
 Birim Hacim ağırlık : 1250 kg/m³
 Dolu Hacim : 0.00771 m³

Hopa Briketi

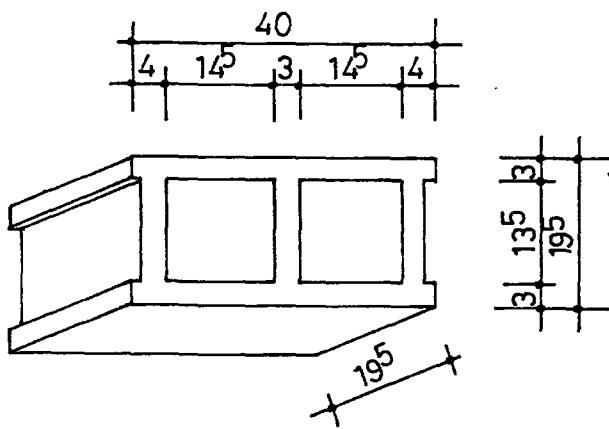


12'lik briket; Bir torba çimentodan 38 adet çıkıyor.

1 m^3 çakıl 100-110 taş veriyor. Micir, su, cimento kullanılıyor (kum yok)

Bims'den yapılanı da aynı ölçülerdedir. Bir el arabası malzeme ile 5-6 briket yapılıyor. 2800 TL/adet.

İzmir Briketi



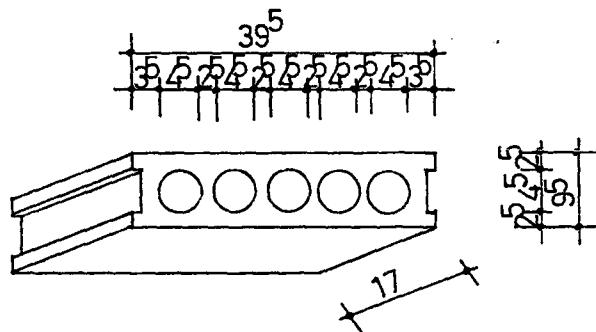
19.5'luk; Ağırlık : 7.607 kg

Hacim : 0.01521 m^3

Birim hacim ağırlık : 500 kg/m^3

Dolu hacim : 0.008305 m^3

Kayseri Briketi



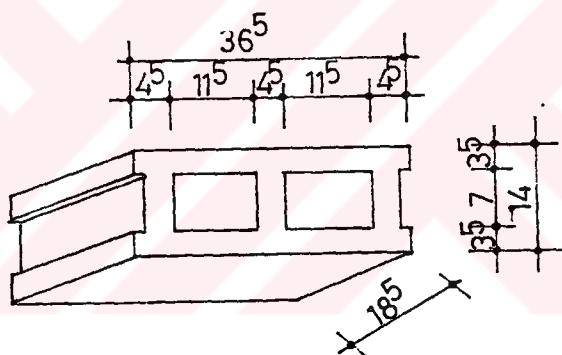
9.5'lik; Ağırlık : 2.954 kg

Hacim : 0.0062985 m³

Birim hacim ağırlık : 469 kg/m³

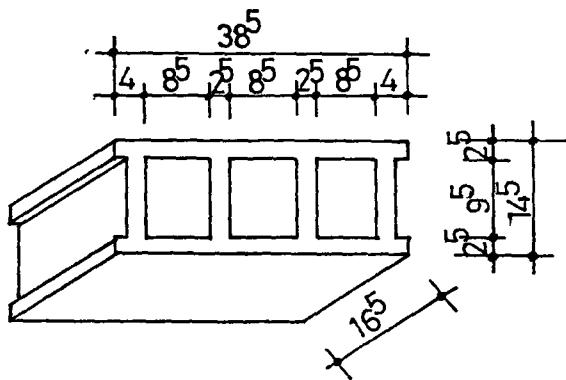
Dolu hacim : 0.005322 m³

Muğla Briketi

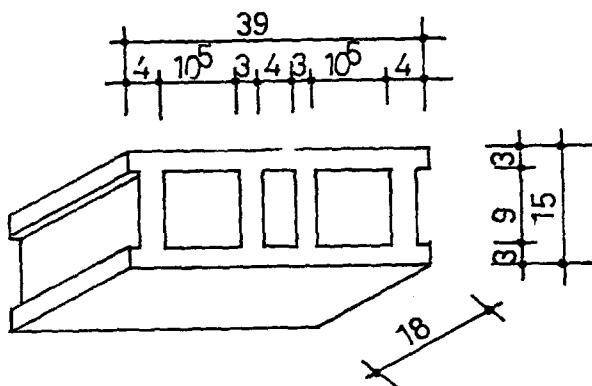


15'lik; 1 torba çimentodan 60 tane çıkarıyor.
1500 TL/adet

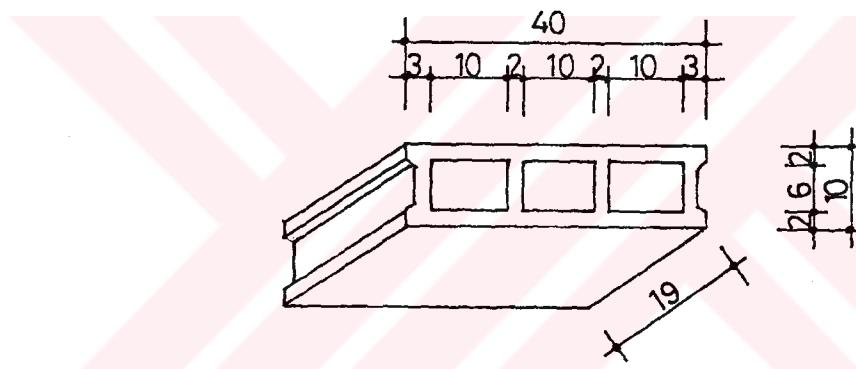
Sivas Briketi



Tokat Briketi



Trabzon Briketi



10'luk; Ağırlık: 12.728 kg

Hacim : 0.010179 m^3

Birim hacim ağırlık : 390.2 kg/m^3

Dolu hacim : 0.004336 m^3

2.5 Dr. Book'a Göre Isı Kaybını Ölçme Aleti Yardımıyla Isı İletkenlik Katsayısunun (λ) Tayini

2.5.1 Örneğin Şekil ve Boyutları

Isı iletkenlik katsayısunı (λ) tayin etmek istedigimiz malzemenin boyutları, malzemenin gevşek bir malzeme olup olmadığına göre tespit edilir. Gevşek olmayan malzemelerin örnekleri levha halinde min. 200 mm, max. 250 mm kenar uzunluktaki kare ya da aynı çaptaki daire şeklinde olmalıdır. Bu

araştırmada kullanılan malzeme olan briket, gevşek olmayan bir malzeme olduğundan boyutları 250 mm kenar uzunluktaki kare levha olarak tespit edilmiştir. Toz, taneli ve köpük halindeki gevşek malzemelerde soğutma levhası üzerine ısı iletkenliği (λ) küçük olan bir malzemeden yapılmış çerçeve koymak suretiyle; gevşek olmayan malzemelerdeki şartlara göre levha elde edilir. Çerçevenin yüksekliği bu şekilde elde edilen örnek kalınlığından biraz küçük olmalıdır.

2.5.2 Örneğin Hazırlanması

Örneklerin aletin levhaları ile temas eden yüzeyleri hava tabakası kalmayacak şekilde düzgün olmalıdır. Hava tabakasının ısı geçirgenlik dereci çok yüksektir. Araştırmada kullanılan örnek olan briketin her iki yüzünde iyice zımparalanarak düzgün hale getirilmiştir. 105°C de kütleler sabit ağırlığa gelinceye kadar kurutulmuştur. Levha deney odasındaki hava rutubeti (%50 rölatif rutubet) sabit ağırlığa gelinceye kadar alındıktan sonra kuru durumda tartılarak ağırlığı tespit edilmiştir.

2.5.3 Örneğin Alete Yerleştirilmesi

Deney yapmak üzere hazırlanan örnek; en iyi teması sağlayacak şekilde hafif yan hareketlerle soğutma ve ısıtma levhalarının arasına yerleştirilir. Bu sırada muhafazalı kutunun dört bir yanında bulunan ve malzemenin kalınlığını ölçmeye yarayan ölçme vidaları (mikrometreler) karşısındaki vidalarla temas etmeyecek şekilde açılmıştır.

Malzemenin kalınlığının tesbiti sırasında bu ölçme vidaları (mikrometreler) karşısındaki vidalarla hafif temas edinceye kadar döndürülmüş ve dört bir yandan kalınlık okunmuştur. Eğer kalınlığı ölçmeye yeterli gelmediğinden dolayı karşısındaki vidalara eklenmiş parçalar varsa, bunların uzunluğu da kalınlık toplamına eklenmiştir.

Son olarak muhafaza kutusu yerine konarak alet ölçüm yapmaya hazır duruma getirilmiştir.

2.5.4 Aletin Başlangıç Çalışma Durumu

Soğutma termostatı ile koruyucu ısıtma levhası termostatın kontakt termometreleri, soğutma ve ısıtma levhalarının istenilen sıcaklıklarına döner mıknatıslar ile ayarlandıktan sonra ana şalter çevrilerek alet çalıştırılmaya başlanmıştır. Vana termostat sıvısının istenilen sıcaklık derecesine ulaşılınca kadar kapalı tutulmuş, daha sonra vanalar döndürülerek soğuk su akışı, termostatın ısıtma ve durma süreleri 1/1 oranında olacak şekilde ayarlanmıştır. Bu süreler göstergeler panosunda bulunan kontrol panosundaki kontrol lambasından kontrol edilebilmektedir.

"Isıtma levhası güç basamağı (K)" malzemenin cinsine göre tahmini olarak seçilir ve bulunan güç basamağının doğruluğunu, soğutma ve ısıtma levhalarının sıcaklıklarını gereken değerlere ulaştıktan sonra kontrol lambasından takip edilebilen ısıtma levhasının çalışma ve durma zamanlarının 1/1 oranında olup olmadığına bakılarak kontrol edilmiştir. Başlangıç çalışması için gereken süreyi de yaklaşık olarak aşağıdaki formülden bulabiliriz.

$$Z_a = \frac{l \cdot c \cdot d^2}{2 \cdot \lambda} \quad (11)$$

l : Numunenin kuru yoğunluğu (kg/m^3)

c : Aynı haldeki numunenin özgül ıslısı ($\text{kcal/kg}^0\text{C}$)

d : Kalınlık (m)

λ : Tahmin edilen ısı iletkenliği ($\text{kcal/mh}^0\text{C}$)

Böylece bulunan çalışma süresine 0.5 h olan termostat sıvısının ısıtma süreside eklenmiştir. Bu durumda Z_a değeri 0.5 h'dan küçük de olsa minimum süre 1 h olarak hesaplanmış olur (15,16).

2.5.5 Ölçüm

Başlangıç çalışma durumunun sona ermesinden sonra yarım saatte bir ölçümler alınmaya başlamıştır ve alınan her ölçüm çizelgeye işlenmiştir. Bu ölçümlerde saat, elektrik sayacı, ısıyı iletten sıvının koruyucu ısıtma levhasına giriş çıkış sıcaklıklarları (t_w1 ve t_w2) ile soğutma levhasına giriş çıkış sıcaklıklarları (t_k1 ve t_k2) okunarak kaydedilmiştir. Her okuma sırasında oda sıcaklığında tesbit edilmiştir.

Her yapılan deneyde ortalama 10-11 okuma yapılmıştır. Bu okumalar sonunda sayaç farkı Z 'ler bulunmuş ve E/Z hesaplanarak çizelgeye işlenmiştir. En son bulunan bu değerler içerisinde aritmetik ortalamadan %2.5'den fazla sapan değerler hesaba katılmamıştır. En az 5 okuma sonucunun bu kurala uyması gerekmektedir. Bu da deneylerimizde sağlanmıştır.

Son olarak örneğin kalınlığı bir kez daha vidalar yardımıyla dört bir yandan ölçülmüş ve aletten çıkan örneğin ağırlığı tartılarak tesbit edilmiştir. Daha sonra;

$$q = K \frac{\Sigma E}{\Sigma Z} \quad (12)$$

q : Isı debisi

K : Güç basamağı sabiti

ΣE : Elektrik sayacından okunan değerler arasındaki farkın toplamı

ΣZ : Saat farkları arasındaki değerlerin toplamı

formülü kullanılarak q bulunmuş ve

$$\lambda = \frac{q \cdot d}{t - q \cdot w} \quad (13)$$

λ : Isı iletkenlik katsayısı ($\text{kcal}/\text{mh}^0\text{C}$), (W/mK)

q : Isı debisi

d : Kalınlık (m)

t : Sıcaklık farkı (^0C), (K)

w : 0.0022 sabit

formülü kullanılarakta örneğin ısı iletkenlik katsayısı (λ) bulunmuştur.

Her örnek için üç ayrı ölçüm yapılmış ve üç ayrı sonuç bulunmuştur. Bu sonuçlar kullanılarak ısı iletkenlik-ortalama sıcaklık ilişkisi çizilmiş, bunlardan yararlanarak 10^0C ortalama sıcaklıkta, nemli durumda ısı iletkenlik değeri $\lambda_{10,ö}$ ekstrapolasyon yöntemiyle bulunmuştur. Bu değerler TS 415'den denklem

$$\lambda_{10K} = \frac{\lambda_{10ö}}{1 + \frac{6 nv}{100}} \quad \begin{array}{l} \lambda_{10K} : \text{Kuru durumda ısı iletkenliği} \\ \lambda_{10ö} : \text{Ekstrapolasyonla bulunan ısı iletkenliği} \\ nv : \text{Formülden} \end{array} \quad (14)$$

kullanılarak ortalama nem oranına bağlı olarak düzeltilmiş ve böylece 10^0C ortalama sıcaklıkta kuru halde ısı iletkenlik değeri λ_{10K} değerleri

elde edilmiştir. Sonuçlar Tablo 5'de ve ölçümle ilgili değerler Ek 1 de verilmiştir.

2.6 Diğer Saptamalar

2.6.1 Kuru Özgül Ağırlığın Saptanması

Metaller gibi hiç boşluksuz malzemelerde birim ağırlık ve özgül ağırlık birbirine eşittir. Taşlar, beton vb. gibi yapı malzemelerinde ise mevcut boşlukları yok edip dolu hacmi saptayabilmek için en küçük boşlukları bile parçalayacak şekilde malzemeyi öğütmek yoluna qidilir (17).

Kuru özgül ağırlığı ölçmek için, briketten parça alınarak etüvde 105 °C ta ağırlığı sabit kalıncaya kadar ortalama 48 saat süre ile kurutulmuştur. Daha sonra öğütülerek ince toz haline getirilmiştir. 74 mikron çaplı elekten elenmiş ve elekten geçen kütlenin ağırlığı hassas terazide tartılmış (ölçümler sırasında her briketten 10 g lik parçalar öğütüldü) sonra aynı kütle, içinde su bulunan dereceli bir kaba (piknometre) konarak hacmi ölçülmüştür. Ağırlık, bu şekilde bulunan hacime bölünerek briketin kuru özgül ağırlığı hesaplanmıştır (18). Bu işlemde aşağıdaki formül kullanılmıştır:

$$\delta = \frac{M}{M + M_1 - M_2} \quad (15)$$

M : Toz halindeki malzemenin ağırlığı (kg)

M_1 : Su dolu piknometrenin ağırlığı (kg)

M_2 : Su + malzeme dolu piknometrenin ağırlığı (kg)

Ölçümle ilgili değerler Tablo 5'de verilmiştir.

2.6.2 Birim Hacim Ağırlığın Saptanması

Birim hacim ağırlık, bir malzemenin gözenek ve delikleri ile birlikte birim hacminin ağırlığıdır. Bunu hesaplamak için aşağıdaki formül kullanılmıştır.

$$\text{Birim hacim ağırlık} = \frac{\text{Kuru ağırlık}}{\text{Hacim}} \quad (16)$$

Ürnek briketlerin birim hacim ağırlıklarını hesaplamak için briketin kg cinsinden ağırlığı saptanmış, m^3 cinsinden hacmi ölçülmüş ve yukarıdaki formül kullanılarak birim hacim ağırlık hesaplanmış ve sonuçlar Tablo 5'de verilmiştir.

SONUÇLAR

Ülkemizde inşa edilen yapıların özellikle dış duvarlarında kullanılan bir yapı bileseni olan "BRIKET"in ıslı ve nemsel özelliklerinin bilinmesi ve bu özelliklerinin iyileştirilmesi, konforlu ve hesaplı mekanlar oluşturabilmek için önemlidir.

Örneklemeye yoluya seçilen Türkiye briquetlerinin ıslı davranışlarını saptamak amacıyla yapılan bu araştırma sonucunda elde edilen bulgular Tablo 5'de yer almaktadır.

Tablo 5. Türkiye'de üretilen briquetlerin ölçüm sonuçları

ADI	KARIŞIMI	KURU ÖZGÖL AĞIRLIK (kg/m ³)	BİRİM HACİM AĞIRLIK (kg/m ³)	KURU BİRİM AĞIRLIK (kg/m ³)	İSİ İLETKENLİĞİ HESAP DEĞERİ (W/mK)
ANTAYLA	Bims, Kum, Çimento, Su	2439	594	1000	0.27
ARTVIN	Bims, Kum, Çimento, Su	2000	617	946	0.27
HATAY	Bims, Kum, Çimento, Su	1960	549	964	0.23
HAVZA	Bims, Kum, Çimento, Su	2500	1250	1651	0.37
HOPA	Bims, Micir, Çimento, Su	2040	708	920	0.30
İZMİR	Bims, Micir, Çimento, Su	2439	500	916	0.26
KAYSERİ	Bims, Micir, Çimento, Su	2564	469	587	0.21
MUĞLA	Bims, Kum, Çimento, Su	3450	1914.15	1915	0.49
SİVAS	Bims, Kum, Çimento, Su	2128	417	709	0.19
TOKAT	Bims, Kum, Çimento, Su	2500	475	626	0.17
TRABZON	Bims, Kum, Çimento, Su	2127	390	684	0.19
Y.BRK. (BETON)	Kum, Çakıl, Çimento, Su	1750	2123	795	0.23
Y.BRK. (BIMS)	Bims, Kum; Çimento, Su	2500		1615	0.28

Elde edilen bulgular ışığında briketlerde kuru birim ağırlık azaldıkça ısı iletkenliği hesap değerleri azalmakta; kuru birim ağırlık arttıkça ısı iletkenliği hesap değerleri artmaktadır. Araştırmada kullanılan briketlerin hemen tamamında bu sağlanmıştır. Yalnızca Hopa, İzmir ve Kayseri briketlerinde sağlanamamıştır. Bu da briketlerin üretiminde kullanılan agregalardaki farklılıklardan kaynaklanmaktadır. Diğer bütün briketlerdeki agrega karışımıları bims, kum, çimento ve su iken, Hopa, İzmir ve Kayseri briketlerindeki agrega karışımıları bims, mısır, çimento ve sudan oluşmaktadır. Mısır kuma göre ısı iletkenliği fazla olan daha gözenekli bir malzemedir. Bu da agrega karışımında mısır bulunan briketlerin, agrega karışımında kum bulunan briketlere göre ısı iletkenliğini hesap değerlerinin daha yüksek çıkmasına neden olmaktadır. Ancak Hopa, İzmir ve Kayseri briketlerinin deney sonuçları irdelendiğinde, kuru birim ağırlıklarına bağlı olarak ısı iletkenliği hesap değerlerinin de doğru orantılı olarak seyrettiğini görmek mümkündür.

Araştırmadan elde edilen bir diğer sonucta; bims kullanılarak üretilen briketlerin ısı iletkenliği hesap değerlerinin standardlarda verilen değerlerden daha düşük olduğunu söyleyebiliriz. Bu özelliği ile briket, düşey konstrüksiyonların oluşturulmasında kullanılan tuğla ve benzeri yapı bileşenlerinden daha ısı yalıtımlıdır. Isı yalıtımlı olması ve dayanıklılığı ile geleneksel bir sistem olan yığma yapılarda özellikle tercih edilmelidir. Enerji tasarrufu ve yapı maliyeti açısından Ülke ekonomisine fayda sağlayacağı unutulmamalıdır.

Buna karşın birim hacim ağırlıkça, düşey konstrüksiyonlarda kullanılan diğer malzemelerden daha ağır olduğu için çok katlı betonarme yapılarda kullanılması statik açıdan önerilmemektedir. Kullanıldığı takdirde betonarme sisteme daha fazla yük bineceğinden sistem daha pahaliya mal olmakta ve briket ekonomik olma özelliğini yitirmektedir.

Beton blok ve briketlerde ısı kaybı açısından eleştirilebilecek önemli bir nokta da harç derzleridir. Duvarın ısı geçirgenlik direncini çok aşağılara çekebilecek harç derzlerinin sürekliliğinin kesilmesi veya ısı yalıtımlı harçla yapılması gerekmektedir. Ülkemizin bazı yörelerinde yağmurlar, bazı yörelerinde de aşırı sıcak veya soğuk gibi her türlü iklim koşulu briket duvarları etkiler. Briket duvarların sağlam, ekonomik, fonksiyonel ve çok çeşitli formlar içerisinde uygulanması isteniyorsa, onu içten ve dıştan kuşatan tüm etkenlerin, bu briket duvardan

beklenilen görevlerin önceden ve açık olarak bilinmesinde yarar vardır. Bu tez çalışması TÜBİTAK desteği ile yürütülen projenin bir alt bölümüdür. Proje kapsamında diğer araştırmacılar dış duvar konstrüksyonları insan ve yapı sağlığı, briketlerin nemsel davranışları, enerji ekonomisi ve yoğunlaşma riski açısından değerlendirilmiş ve bu değerlendirme sonucunda yeni bir briket tasarıımına gidilmiştir.

Tasarlanan yeni briket havalandırılmış çift kabuklu duvar ilkesine dayanmaktadır. Bu briketler içinde deneysel ve kuramsal araştırmalar yapılmıştır.

Tasarlanan yeni briketlerin bims beton ve normal beton olarak üretilen örneklerinin ısı iletkenlik değerleri ve ısı geçirme katsayıları tez çalışması kapsamında saptanmıştır. Sonuçlar Tablo 5 'de, ölçümle ilgili değerler Ek 1 ve Ek 2 'de verilmiştir.

KAYNAKLAR

1. Hasol, D., Ansiklopedik Mimarlık Sözlüğü, Yapı Endüstri Merkezi, İstanbul, 1975.
2. Anonim, Beton Bloklar, Briketler (Duvarlar için) TS 406, Türk Standartları Enstitüsü, Ankara, 1988
3. Özdeniz, M.B., Pehlevan, A., Yaşar, Y., Yılmazer, S., Yılmazer, C., Yılmaz, M., Kan, Ü., Kars, F., Küçük İşletmelerde Üretilen Briketlerin Higro-Termal Özelliklerinin Saptanması ve İyileştirilmesi, Türkiye Bilimsel ve Teknik Araştırma Kurumu, Proje No: INTAG 605, Trabzon, 1983.
4. Anonim, Beton Laboratuvar Deneyleri El Kitabı, Bayındırılık ve İskan Bakanlığı, Ankara, 1985.
5. Özdeniz, M.B., Pehlevan, A., Yaşar, Y., Yılmazere, S., Yılmazer, C., Yılmaz, M., Kan, Ü., Kars, F., Türkiye Briketlerinin Isıl ve Nemsel Davranışları, Enerji Tasarrufu Semineri, 21-22 Ocak 1993, İstanbul, Enerji Tasarrufu Semineri Tebliğleri, 205-214.
6. Anonim, Binalarda Isı Yalıtım Kuralları, TS 825, Türk Standartları Enstitüsü, Ankara, 1989.
7. Anonim, Beton Agregaları, TS 706, Türk Standartları Enstitüsü, Ankara, 1986.
8. Binan, M., Yapı Elemanları, İTÜ Yayınları, İstanbul, 1969.
9. Pehlevan, A., Yaşar, Y., Yapıyı Etkileyen Fiziksel Etkenler, Yüksek Lisans Ders Notları (yayınlanmamış).
10. Berköz, E., Alphan, A., Yıldız, E., Isıtma-Havalandırma Ders Notları İstanbul, 1987.
11. Ilgaz, T., Yapı Düşey Dış Kabuklarının Isı Etkilerinden Korunması, Ekim 1979.
12. Yücesoy, L., Yapılarda Isı ve Buhar Etkisi, Bağlantı Çizelge ve Yönetmelikler. İTÜ Mimarlık Fakültesi Baskı Atölyesi, İstanbul, 1984.
13. Özdeniz, M.B., Mimari Yapıda Isı ve Yoğunlaşma Denetimi, 1. Baskı, TMMOB Mimarlar Odası Trabzon Şubesi Yayıncı, Trabzon, 1987.
14. Toydemir, N., Seramik Yapı Malzemeleri, İTÜ Mimarlık Fakültesi Yayıncı, İstanbul, 1976.
15. Cimilli, T., Yapı Malzemesi Laboratuvar Çalışmaları, KTÜ İnşaat Mühendisliği Bölümü, Yapı Malzemesi Bilim Dalı.

16. Borhan, B., Ytong El Kitabı-1, İkinci Baskı, 1985.
17. Kocataşkın, F., Yapı Malzemesi Bilimi, Dördüncü Baskı, Apraz Matbaacılık, İstanbul, 1975.
18. Onaran, K., Malzeme Bilimi, Çağlayan Basımevi, İstanbul. 1985.

**Ek 1; ISI İLETKENLİĞİ KATSAYILARININ ÖLÇÜMLE İLGİLİ DEĞERLERİ
VE ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİNİN SAPTANMASI**

MALZEME TORO : BRIKET

ÖRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÖRNEĞİN BOYUT VE KOTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	29.51
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	2439
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	29.44
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	594
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	1000

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA ŞEKLİ : Kurutma dolabında normal basınçta

DENEY ÖLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Örnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İsı iletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	40.0	30.0	10.0	35.0	0.202
2	48.0	38.0	10.0	43.0	0.223
3	58.0	48.0	10.0	53.0	0.22

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , Ø	Kuru durumda λ_{10} , K
0.18	0.17
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10}^K = \lambda_{10}^Ø / (1 + \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10°C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği $\lambda_{10,K}$	TS415 Çizelge 1 sıra 7.b ye göre eklenme Z	$\lambda_{10,K}$ değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri			
kcal/mh°C	W/mK	%	kcal/mh°C	W/mK	kcal/mh°C	W/mK
0.17	0.20	35	0.23	0.27		

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNSAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : ANTALYA	Tarih :		
Örnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar: Figen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 30-40 °C			Daire
λ değeri : 0.20 kcal/mh°C		Ort. $L_1 = 250$ mm	Ort. $D = -$
		Ort. $L_2 = 250$ mm	

Termostat sıvısı: SU	
Test hacresi direnci: $\omega = 0.0022$	
Yüzey alanı m^2	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.02951
Hacim m^3	V 0.00184
Kuru ağırlık kg	W 1.840
Birim ağırlık δ_k kg/m^3	1000
Birim alan ağırlığı kg/m^2	29.44
Deney öncesi ağırlık	1.840
Deney sonrası ağırlık	1.8474
Ortalama ağırlık kg/m	W 1.8437
Su emme miktarı $W_a - W_k$	
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$	

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlılık değerleri
d_1 mm	30.10	30.18	30.14	0	30.14
d_2 mm	31.40	30.99	31.19	0	31.19
d_3 mm	28.18	28.60	28.39	0	28.39
d_4 mm	28.41	28.29	28.35	0	28.35

Güç basamağı	Güç basamağı sabiti
1	92.9
2	135.6
3	203.4
4	292.5
5	445.3
6	670.8
7	989.4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6796

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	11 ¹⁰ ₂₅	11 ⁴⁰ ₁₅	12 ¹⁰ ₅₀	12 ⁴⁰ ₁₀	13 ¹⁰ ₀₀	13 ⁴⁰ ₀₅	14 ⁰⁹ ₅₀	14 ⁴⁰ ₅₀	15 ¹⁰ ₁₀	15 ³⁹ ₄₅	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	338										
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	24.9	24.0	24.4	24.3	24.3	24.5	24.3	23.9	23.9	23.8		24.2
Kor. ısıt. lev. giriş t_{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
Kor. ısıt. lev. çıkış t_{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0		30.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0		30.0
ΔE	0.0342	0.0339	0.0372	0.0324	0.0334	0.0357	0.0272	0.0409	0.0354		0.1696	
ΔZ	0.49	0.50	0.49	0.49	0.50	0.51	0.51	0.49	0.49		2.49	
$\Delta E/\Delta Z$	0.069	0.067	0.075	0.066	0.066	0.070	0.053	0.083	0.073		0.068	(0.066-0.069)

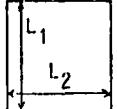
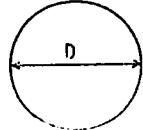
(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 67.39 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.202 \text{ kcal/mh°C}$$

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

→ YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : ANTALYA	Tarih :	
Örnek türü : BRIKET	Deneysi yapanlar: Figen KARS	Kare
Sıcaklıklar: 38-48°C		veya
λ değeri : 0.22 kcal/mh°C		Daire
		
		
		Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$	
Yüzey alanı m ²	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.02951
Hacim m ³	V 0.00184
Kuru ağırlık kg	W 1.840
Birim ağırlık δ_k kg/m ³	1000.0
Birim alan ağırlığı kg/m ²	29.44
Deney öncesi ağırlık	1.840
Deney sonrası ağırlık	1.8474
Ortalama ağırlık kg/m	W 1.8437
Su emme miktarı W _a -W _k	
Nem oranı n _g =(W _a -W _k)/W _k	

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneysten önce okuma	Deneysten sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d ₁ mm	30.10	30.18	30.14	0	30.14
d ₂ mm	31.40	30.99	31.19	0	31.19
d ₃ mm	28.18	28.60	28.39	0	28.39
d ₄ mm	28.41	28.29	28.35	0	28.35

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyülüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

Güç basamağı	Güç basamağı sabiti
1	92.9
2	135.6
3	203.4
4	292.5
5	445.3
6	670.8
7	989.4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6796

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hata- ları	Saat Z	9 ³⁰ 10	10 ⁰⁰ 05	10 ³⁰ 15	11 ⁰⁰ 50	11 ³² 50	12 ⁰¹ 00	12 ³⁵ 30	13 ⁰⁴ 45	13 ³⁰ 00	14 ⁰⁴ 35
	Sayactan okunan E	338 8308.	8691	9065	9436	9797	0181.	0587	0965	1292	1721
Musluk suyu sıcaklığı											
Oda sıcaklığı t _R	22.8	23.1	23.5	23.5	23.5	23.5	23.5	23.5	23.7	23.8	23.7
Kor. ısıt.lev. giriş t _{w2}	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t _{w2}	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0
Soğutma lev. giriş t _{k1}	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0
ΔE	0.0383	0.0374	0.0371	0.0361	0.0384	0.0406	0.0378	0.0327	0.0429	0.1884	
ΔZ	0.49	0.50	0.50	0.53	0.47	0.57	0.43	0.44	0.57	2.50	
$\Delta E/\Delta Z$	0.078	0.075	0.074	0.068	0.081	0.071	0.087	0.074	0.075	0.076	(0.074-0.078)

Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
48.0
48.0
38.0
38.0

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q_i = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 74.56 \quad \lambda = \frac{q_i d}{\Delta t - q_w} = 0.223 \text{ kcal/mh°C}$$

ISI İLETKENLİK DENEYİ

KTÜ İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : ANTALYA	Tarih :	
Örnek türü : BRİKET	Deneyi yapanlar: Figen KARS	Kare
Sıcaklıklar: 58-48°C		Daire
λ değeri : 0.22 kcal/mh°C		veya Ort. $L_1 = 250$ mm Ort. $L_2 = 250$ mm
		Ort. $D = -$

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.02951
Hacim m ³	V	0.00184
Kuru ağırlık kg	W	1.840
Birim ağırlık δ_k kg/m ³		1000.0
Birim alan ağırlığı kg/m ²		29.44
Deney öncesi ağırlık		1.840
Deney sonrası ağırlık		1.8474
Ortalama ağırlık kg/m	W	1.8437
Su emme miktarı $W_a - W_k$		
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$		

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflandırma hatası	Düzeltilmiş değerleri
d_1 mm	30.10	30.18	30.14	0	30.14
d_2 mm	31.40	30.99	31.19	0	31.19
d_3 mm	28.18	28.60	28.39	0	28.39
d_4 mm	28.41	28.29	28.35	0	28.35

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyütülüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hata-ları	Saat Z	9 ³⁰ 00	10 ⁰⁰ 23	10 ²⁹ 40	10 ⁵⁹ 05	11 ³¹ 05	12 ⁰³ 30	12 ³⁴ 30	13 ⁰³ 35	13 ³¹ 05	14 ⁰¹ 50	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
		Sayıctan okunan E	339 3982	4358	4717	5076	5469	5863	6257	6576	6939	7305
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	20.9	21.4	21.2	22.4	22.6	21.5	22.3	22.4	22.2	22.4		21.9
Kor. ısıt. lev. giriş t_{w2}	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0		58.0
Kor. ısıt. lev. çıkış t_{w2}'	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0		58.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0		48.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0		48.0
ΔE	0.0376	0.0359	0.0359	0.0393	0.0394	0.0394	0.0319	0.0363	0.0366		0.2641	
ΔZ	0.50	0.48	0.49	0.53	0.54	0.52	0.48	0.45	0.51		3.57	
$\Delta E/\Delta Z$	0.075	0.075	0.073	0.074	0.073	0.075	0.066	0.080	0.072		0.074	(0.072-0.076) arası

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q_i = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 73.19 \quad \lambda = \frac{q_i d}{\Delta t - q w} = 0.22 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

EKSTRAPOLASYON HESABI (ANTALYA)

n	1	2	3	Σ
x	35	43	53	$\Sigma x = 131$
y	0.20	0.22	0.22	$\Sigma y = 0.64$
x^2	1225	1849	2809	$\Sigma x^2 = 5883$
xy	7	9.46	11.66	$\Sigma xy = 28.12$

$$n \cdot b + \left(\sum_{i=1}^n x_i \right) a = \left(\sum_{i=1}^n y_i \right)$$

$$3b + 131a = 0.64 \quad 1$$

$$\left(\sum_{i=1}^n x_i \right) b + \left(\sum_{i=1}^n x_i^2 \right) a = \left(\sum_{i=1}^n x_i y_i \right)$$

$$131b + 5883a = 28.12 \quad 2$$

1. denklemden

$$3b = 0.64 - 131a \rightarrow b = \frac{0.64 - 131a}{3}$$

2. denklemde b yerine konursa;

$$162.67a = 0.17 \quad a = 0.00105$$

$$b = \frac{0.64 - 131 \times 0.00105}{3} \quad b = 0.17$$

$$g(x) = ax + b \rightarrow 0.00105x + 0.17$$

$$x = 10^0\text{C} \text{ için, } g(x) = 0.00105 \times 10 + 0.17$$

$$g(x) = 0.181 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_{10g} = 0.18 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

*KURU ÖZGÜL AĞIRLIK

$$\text{Malzeme (M)} = 10 \text{ g} = 0.01 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap (M}_1\text{)} = 153.7 \text{ g} = 0.1537 \text{ kg}$$

$$\text{Su + malzeme dolu kap (M}_3\text{)} = 159.6 \text{ g} = 0.1596 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M+M_1-M_2}$$

$$\delta = \frac{0.01}{0.1637-0.1596} = \frac{0.01}{0.0041} \rightarrow$$

$$\delta = 2.4390 \text{ kg/cm}^3 \rightarrow \delta = 2.4390 \times 1000 = 2439 \text{ kg/m}^3$$

*KURU BİRİM ALAN AĞIRLIK

$$\text{Kuru birim alan ağırlık} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (m}^2\text{)}}$$

$$= \frac{1.840}{0.0625}$$

$$= 29.44 \text{ kg/m}^2$$

*KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\text{Kuru birim ağırlık} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{1.84}{0.00184}$$

$$= 1000 \text{ kg/m}^3$$

*KURU BİRİM HACİM AĞIRLIK

$$\text{Kuru birim hacim ağırlık} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{6.60 \text{ kg}}{0.0111 \text{ m}^3}$$

$$= 594 \text{ kg/m}^3$$

ANTALYA

$$1 \quad n_g = \frac{G_r - G_k}{G_k} \cdot 100$$

$$n_g = \frac{1.8474 - 1.840}{1.840} \cdot 100 = 0.40$$

$$2 \quad n_v = \frac{n_g \cdot g_o}{q_s}$$

$$n_v = \frac{0.40 \times 2439}{1000} = 0.976$$

$$3 \quad \lambda_{10K} = \frac{\lambda_{10} \cdot 100}{1 + 6 \cdot n_v}$$

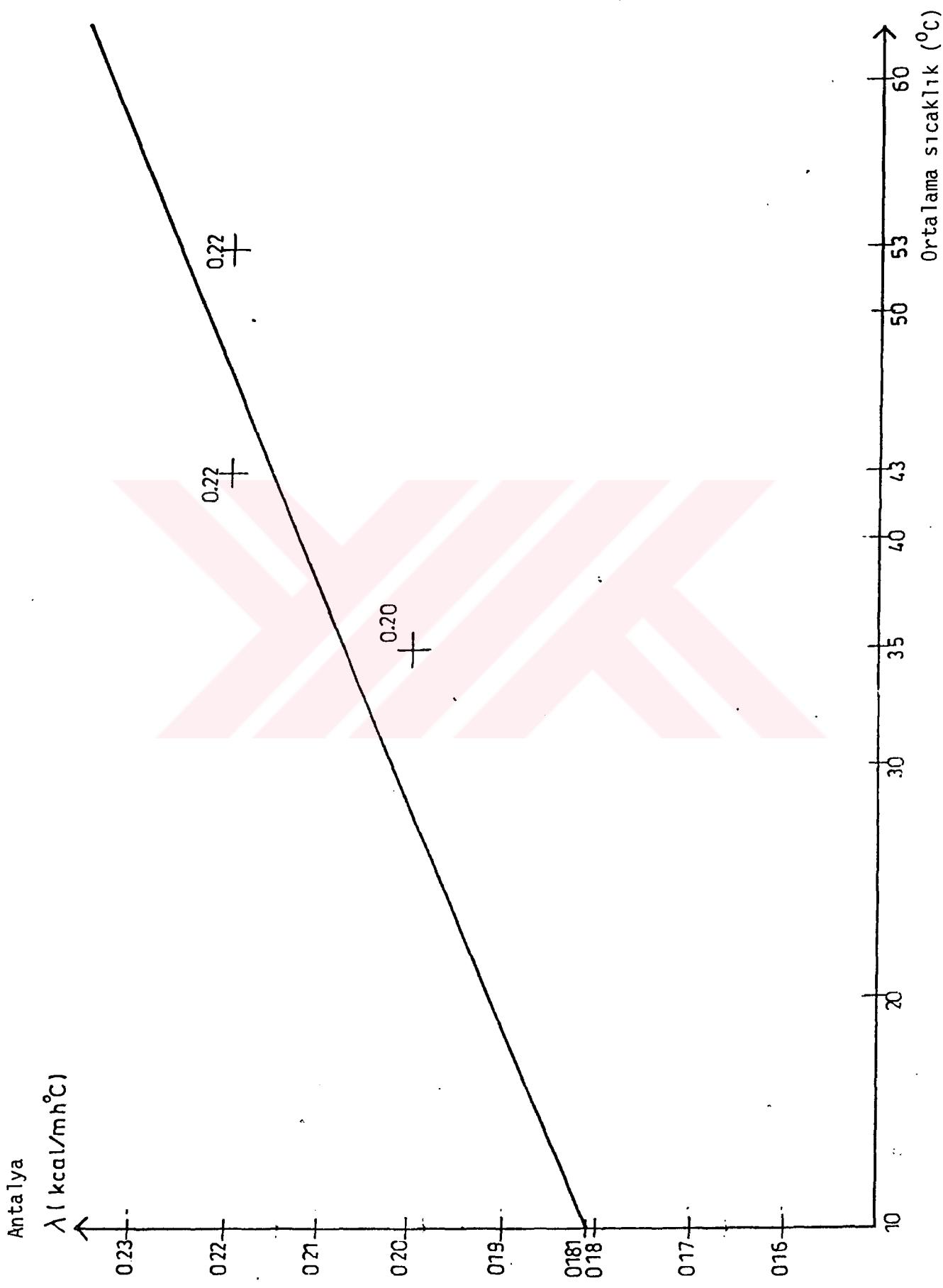
$$\lambda_{10K} = \frac{0.18}{1 + 6 \times 0.976} \rightarrow \lambda_{10K} = 0.17$$

$$4 \quad \%Z = \%35 \quad (\text{TS } 415 \text{ 'den})$$

$$\lambda_h = \lambda_{10K} \left(1 + \frac{Z}{100} \dots \right) = 0.17 \times 1.35$$

$$\lambda_h = 0.23 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.23 \times 1.163 = 0.27 \text{ w/mK}$$



MALZEME TÜRÜ : BRIKET

ÖRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÖRNEĞİN BOYUT VE KÜTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	33.40
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	2000
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	30.27
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	616.66
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	946.15

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA SEKLİ : Kurutma dolabında normal basınçta

DENEY OLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Örnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İsı iletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	31.0	21.0	10.0	26.0	0.194
2	40.0	30.0	10.0	35.0	0.195
3	50.0	40.0	10.0	45.0	0.21

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , Ø	Kuru durumda λ_{10} , K
0.18	0.17
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10}^K = \lambda_{10} \text{ Ø} / (1 + \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

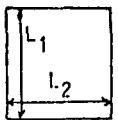
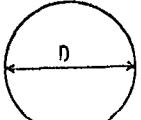
ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10°C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği λ_{10}, K	TS415 Çizelge 1 sıra 7.b ye göre eklenme Z	λ_{10}, K değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri
kcal/mh°C	W/mK	%	kcal/mh°C W/mK
0.17	0.20	35	0.23 0.27

ISI ILETKENLIK DENEYI

KTO İNSAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : ARTVIN	Tarih :		
Ürnek türü : BRIKET	Deneysi yapanlar: Figen KARS	Kare	veya 
Sıcaklıklar: 21-31 °C		Daire	
λ değeri : 0.194 kcal/mh°C		Ort. L ₁ = 250 mm	Ort. D = -
		Ort. L ₂ = 250 mm	

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $\omega = 0.0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03340
Hacim m ³	V	0.0020
Kuru ağırlık kg	W	1.8923
Birim ağırlık δ _k kg/m ³	946.15	
Birim alan ağırlığı kg/m ²	30.27	
Deney öncesi ağırlık	1.8923	
Deney sonrası ağırlık	1.9030	
Ortalama ağırlık kg/m	W	
Su emme miktarı W _a -W _k		
Nem oranı n _g =(W _a -W _k)/W _k		

Ürnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneydelenmeden önce okuma	Deneydelenmeden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş d kalınlığı değerleri
d ₁ mm	30.53	30.54	30.54	0	30.54
d ₂ mm	34.32	34.31	34.32	0	34.32
d ₃ mm	33.85	33.82	33.83	0	33.83
d ₄ mm	34.94	34.93	34.94	0	34.94

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ve çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayıç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ⁵⁹ 55	11 ²⁹ 15	12 ⁰⁰ 05	12 ²⁹ 45	13 ⁰⁰ 25	13 ²⁹ 35	14 ⁰⁰ 00	14 ³⁰ 10	14 ⁵⁹ 15	15 ²⁹ 45	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayactan okunan E	354 2755	3042	3361	3652	3964	4251	4359	4839	5124	5434	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t _R	12.8	12.9	12.8	12.8	13.0	13.0	13.1	13.1	13.1	13.1	13.1	13.0
Kor.ısıt.lev. giriş t _{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0
Kor.ısıt.lev. çıkış t _{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0
Soğutma lev. giriş t _{k1}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0
ΔE	0.0287	0.0319	0.0291	0.0312	0.0287	0.0298	0.0290	0.0258	0.0310		0.2333	
ΔZ	0.49	0.51	0.49	0.51	0.49	0.51	0.50	0.49	0.51		3.99	
ΔE/ΔZ	0.059	0.063	0.059	0.061	0.059	0.058	0.059	0.058	0.061		0.059	(0.058-0.061)

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

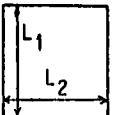
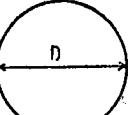
$$q = K \frac{\Delta E}{\Delta Z} = 57.85 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q_w} = 0.194 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

arası

I S I İ L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

→ YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : ARTVIN	Tarih :		
Örnek türü : BRİKET	Deneysi Figen KARS yapanlar:	Kare	veya 
Sıcaklıklar: 30-40 °C		Daire	
λ değeri : 0.195 kcal/mh°C		Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm	Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $\omega = 0.0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03340
Hacim m ³	V	0.0020
Kuru ağırlık kg	W	1.8923
Birim ağırlık δ _k kg/m ³		946.15
Birim alan ağırlığı kg/m ²		30.27
Deneysi ağırlık		1.8923
Deneysiz ağırlık		1.9030
Ortalama ağırlık kg/m	W	
Su emme miktarı W _a -W _k		
Nem oranı n _g =(W _a -W _k)/W _k		

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneysiz önce okuma	Deneysiz sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d ₁ mm	30.53	30.54	30.54	0	30.54
d ₂ mm	34.32	34.31	34.32	0	34.32
d ₃ mm	33.85	33.82	33.83	0	33.83
d ₄ mm	34.94	34.93	34.94	0	34.94

(* K. Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ¹⁶ 43	10 ⁴⁷ 25	11 ¹⁶ 16	11 ⁴⁶ 36	12 ¹⁷ 10	12 ⁴⁷ 00	13 ¹⁶ 00	13 ⁴⁶ 30	14 ¹⁴ 30	14 ⁵² 00	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayactan okunan E	353	4124	4408	4738	4997	5288	5567	5852	6111	6378	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t _R	13.7	13.7	13.7	13.7	13.7	13.9	13.9	13.8	14.0	14.3		13.8
Kor. ısıt.lev. giriş t _{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t _{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
Soğutma lev. giriş t _{k1}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0		30.0
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0		30.0
ΔE	0.0294	0.0279	0.0330	0.0259	0.0291	0.0279	0.0285	0.0254	0.0267		0.1410	
ΔZ	0.50	0.48	0.51	0.51	0.50	0.48	0.51	0.47	0.46		2.42	
ΔE/ΔZ	0.059	0.058	0.065	0.051	0.058	0.058	0.056	0.055	0.058		0.058	(0.057-0.060)

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 57.64 \quad \lambda = \frac{q d}{\Delta t - q w} = 0.195 \text{ kcal/mh°C}$$

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : ARTVIN	Tarih :			
Ürnek türü : BRİKET	Deneyi yapanlar:	Figen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 40-50°C			Daire	
λ değeri : 0.210 kcal/mh°C			Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm	Ort. D=

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $\omega = 0.0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03340
Hacim m ³	V	0.0020
Kuru ağırlık kg	W	1.8923
Birim ağırlık δ _k kg/m ³		946.15
Birim alan ağırlığı kg/m ²		30.27
Deney öncesi ağırlık		1.8923
Deney sonrası ağırlık		1.9030
Ortalama ağırlık kg/m W		
Su emme miktarı W _a -W _k		
Nem oranı n _q =(W _a -W _k)/W _k		

Ürnek yüzeylerinde olusabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş d kalınlığı değerleri
d ₁ mm	30.53	30.54	30.54	0	30.54
d ₂ mm	34.32	34.31	34.32	0	34.32
d ₃ mm	33.85	33.82	33.83	0	33.83
d ₄ mm	34.96	34.93	34.94	0	34.94

(* K. Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyütülüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	11 ²⁰ 02	11 ⁵³ 49	12 ¹⁹ 15	12 ⁵⁰ 55	12 ²¹ 06	13 ⁵² 49	14 ²⁰ 59	14 ⁵⁰ 45	15 ²¹ 10	15 ⁵⁶ 15	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayıctan okunan E	356	6991	7245	7581	7899	8214	8514	8807	9127	9485	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t _R	10.1	10.3	10.2	10.1	10.1	10.2	10.2	10.2	10.3	10.2	10.2	10.2
Kor. ısıt.lev. giriş t _{w2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t _{w2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0
Soğutma lev. giriş t _{k1}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0
ΔE	0.0238	0.0354	0.0336	0.0318	0.0315	0.0300	0.0293	0.0320	0.0358		0.1647	
ΔZ	0.56	0.42	0.52	0.50	0.52	0.46	0.49	0.50	0.58		2.62	
ΔE/ΔZ	0.042	0.084	0.064	0.063	0.060	0.065	0.059	0.064	0.061		(0.060-0.064) arası	

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 62.19 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.210 \text{ kcal/mh°C}$$

EKSTRAPOLASYON HESABI (ARTVİN)

n	1	2	3	Σ
x	26.0	35.0	45.0	$\Sigma x = 106$
y	0.194	0.195	0.210	$\Sigma y = 0.599$
x^2	676	1225	2025	$\Sigma x^2 = 3926$
xy	5.044	6.825	9.45	$\Sigma xy = 21.31$

$$n.b + (\Sigma x)a = (\Sigma y)$$

$$3b + 106a = 0.599 \quad 1$$

$$(\Sigma x)b + (\Sigma x^2)a = (\Sigma xy)$$

$$106b + 3926a = 21.31 \quad 2$$

1. denklemden;

$$3b = 0.599 - 106a \rightarrow b = \frac{0.599 - 106a}{3}$$

2. denklemde b yerine konursa,

$$106 \frac{0.599 - 106a}{3} + 3926a = 21.31 \quad a = 0.0008$$

$$b = 0.17$$

$$g(x) = \lambda + ax + b \quad 0.0008x + 0.17$$

$$\lambda = x=10^{\circ}\text{C} \text{ için}$$

$$\lambda = 0.178 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

$$\lambda_{10\text{o}} = 0.18 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

KURU ÖZGÜL AĞIRLIK

$$\text{Malzeme (M)} = 10 \text{ g} = 0.01 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap (M}_1\text{)} = 101.3 \text{ g} = 0.1013 \text{ kg}$$

$$\text{Su+malzeme dolu kap (M}_2\text{)} = 106.3 \text{ g} = 0.1063 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M+M_1+M_2} \cdot 2$$

$$\delta = \frac{0.01}{0.01 + 0.1013 - 0.1063}$$

$$\delta = \frac{0.01}{0.005} = 2.0 \text{ kg/cm}^3 \rightarrow \delta = 2000 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM ALAN AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (m}^2\text{)}}$$

$$\text{K.B.A.A.} = \frac{1.8923}{0.0625} = 30.27 \text{ kg/m}^2$$

KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}} \quad (\text{örneğin})$$

$$\text{K.B.A.} = \frac{1.8923}{0.0020} = 946.15 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM HACİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.H.A.} = \frac{\text{Ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$\text{K.B.H.A.} = \frac{7.4}{0.012} = 616.66 \text{ kg/m}^3$$

ARTVİN

$$1 \quad n_g = \frac{G_r - G_k}{G_k} \cdot 100$$

$$n_g = \frac{1.9030 - 1.8923}{1.8923} \cdot 100$$

$$n_g = 0.56$$

$$2 \quad nv = \frac{ng \cdot g\ddot{o}}{q_s}$$

$$nv = \frac{0.56 \times 2000}{1000} = 1.12$$

$$3 \quad \lambda_{10K} = \frac{\lambda_{100}}{1 + \frac{6 \cdot nv}{100}}$$

$$\lambda_{10K} = \frac{0.18}{1 + \frac{6 \times 1.12}{100}} \rightarrow \lambda_{10K} = 0.17$$

$$4 \quad \%Z = \%35 \quad (\text{TS } 415 \text{ 'den})$$

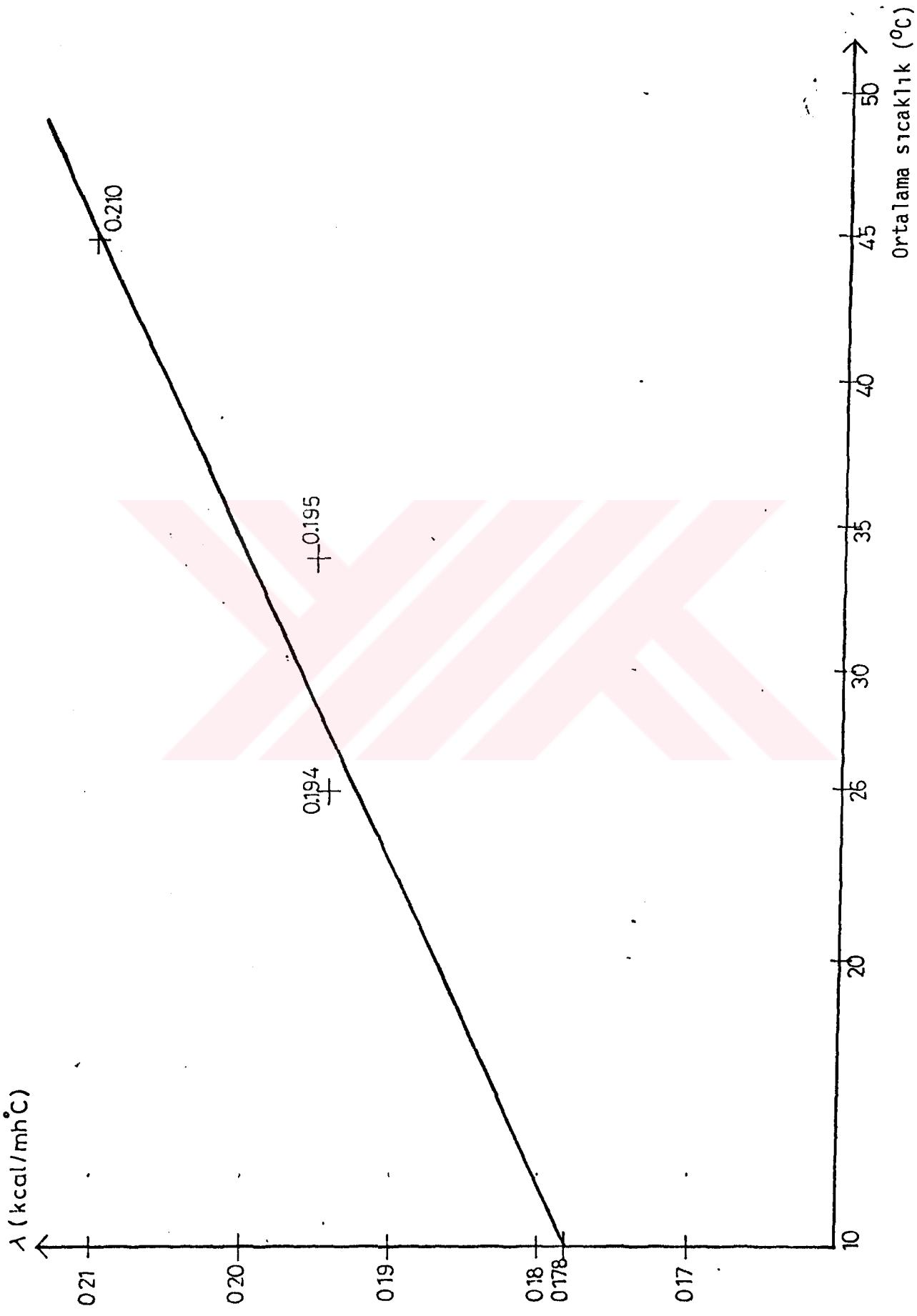
$$\lambda_h = \lambda_{10K} \left(1 + \frac{Z}{100} \dots\right)$$

$$\lambda_h = 0.17 \times 1.35$$

$$\lambda_h = 0.23 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.23 \times 1.163 = 0.27 \text{ w/mK}$$

Artvin



MALZEME TÜRÜ : BRIKET

ÜRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÜRNEĞİN BOYUT VE KÖTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	27.74
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	1960
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	26.72
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	549
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	963.646

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA ŞEKLİ : Kurutma dolabında normal basınçta

DENEY ÖLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Ürnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İsı iletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	38.0	28.0	10.0	33.0	0.178
2	48.0	38.0	10.0	43.0	0.182
3	58.0	48.0	10.0	53.0	0.193

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , Ω	Kuru durumda λ_{10} , K
0.16	0.15
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10}K = \lambda_{10} \Omega / (1 + \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

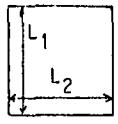
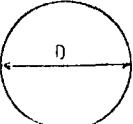
ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10°C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği λ_{10}, K	TS415 Çizelge 1 sıra 7.b ye göre ekleme Z	λ_{10}, K değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri			
kcal/mh°C	W/mK	%	kcal/mh°C	W/mK	kcal/mh°C	W/mK
0.15	0.17	35	0.20	0.23		

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y İ

KTO İNŞAAT MÜHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : HATAY	Tarih :			
Ürnek türü : BRİKET	Deneyi yapanlar:	Figen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 28-38 °C				Daire 
λ değeri : 0.178 kcal/mh°C			Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm	Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.02774
Hacim m ³	V	0.00173
Kuru ağırlık kg	W	1.6700
Birim ağırlık δ_k kg/m ³		936.646
Birim alan ağırlığı kg/m ²		26.72
Deney öncesi ağırlık		1.6700
Deney sonrası ağırlık		1.6778
Ortalama ağırlık kg/m	W	1.6739
Su emme miktarı $W_a - W_k$		
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$		

Ürnek yüzeylerinde olusabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d_1 mm	26.17	26.64	26.40	0	26.40
d_2 mm	28.13	29.14	28.63	0	28.63
d_3 mm	28.14	28.24	28.19	0	28.19
d_4 mm	27.30	28.23	27.76	0	27.76

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ⁰⁰ 05	10 ³² 15	11 ⁰² 00	11 ³¹ 13	12 ⁰¹ 05	12 ³⁰ 30	13 ⁰⁰ 56	13 ³⁰ 20	14 ⁰¹ 00	14 ³¹ 40	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayactan okunan E	336 3706	4052	4390	4717	5036	5356	5661	5969	6266	6572	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	24.4	24.0	24.0	24.3	25.6	25.8	25.8	25.8	25.8	25.8	25.8	25.1
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0	28.0
ΔE	0.0346	0.0338	0.0327	0.0319	0.0320	0.0305	0.0308	0.0297	0.0306	0.1598		
ΔZ	0.53	0.49	0.48	0.49	0.49	0.49	0.49	0.51	0.51	2.49		
$\Delta E/\Delta Z$	0.065	0.068	0.068	0.065	0.065	0.062	0.062	0.058	0.060	0.064		

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 63.49 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.178 \text{ kcal/mh°C}$$

(0.062-0.066) arası

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO INSAAT MÜHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

• YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : HATAY	Tarih :			
Ürnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar:	Figen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 38-48°C			Daire	
λ değeri : 0.182 kcal/mh°C			Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm	Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $\omega = 0.0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.02774
Hacim m ³	V	0.00173
Kuru ağırlık kg	W	1.6700
Birim ağırlık δ _k kg/m ³		936.646
Birim alan ağırlığı kg/m ²		26.72
Deney öncesi ağırlık		1.6700
Deney sonrası ağırlık		1.6778
Ortalama ağırlık kg/m W		1.6738
Su emme miktarı W _a -W _k		
Nem oranı n _g = (W _a -W _k)/W _k		

Ürnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneydelen önce okuma	Deneydelen sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlılık değerleri
d ₁ mm	26.17	26.64	26.40	0	26.40
d ₂ mm	28.13	29.14	28.63	0	28.63
d ₃ mm	28.14	28.24	28.19	0	28.19
d ₄ mm	27.30	28.23	27.76	0	27.76

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayıç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hata- lari	Saat Z	10 ⁰² 55	10 ³³ 05	11 ⁰⁰ 15	11 ³¹ 10	12 ⁰⁰ 15	12 ³⁰ 30	13 ⁰⁰ 56	13 ⁴⁵ 50	14 ¹⁵ 10	14 ⁴⁵ 00	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	336 9221	9552	9845	337 0185	0505	0833	1161	1646	1948	2270	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t _R	24.6	24.7	24.7	24.8	24.9	24.7	24.6	24.6	24.6	24.6	24.6	24.6
Kor.ısıt.lev. giriş t _{w2}	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0
Kor.ısıt.lev. çıkış t _{w2}	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0
Soğutma lev. giriş t _{k1}	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0	38.0
ΔE	0.0331	0.0293	0.0340	0.0327	0.0328	0.0328	0.0485	0.0302	0.0322	0.2427		
ΔZ	0.50	0.45	0.51	0.48	0.50	0.50	0.74	0.48	0.49	3.69		
ΔT/Z	0.0662	0.065	0.066	0.068	0.065	0.065	0.065	0.062	0.065	0.065	(0.063-0.067)	

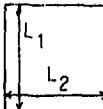
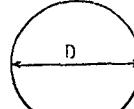
(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 65.07 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.182 \text{ kcal/mh°C}$$

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTÜ İNŞAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : HATAY	Tarih :			
Örnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar:	Fıilen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 48-58 °C				Daire
λ değeri : 0.193 kcal/mh°C				Ort. D = -

Ort. $L_1 = 250$ mm
Ort. $L_2 = 250$ mm

Termostat sıvısı: SU		Test hücresi direnci: $w = 0.0022$	
Yüzey alanı m^2	A	0.0625	
Ortalama kalınlık m	d	0.02774	
Hacim m^3	V	0.00173	
Kuru ağırlık kg	W	1.6700	
Birim ağırlık δ_k kg/m^3		936.646	
Birim alan ağırlığı kg/m^2		26.72	
Deney öncesi ağırlık		1.6700	
Deney sonrası ağırlık		1.6778	
Ortalama ağırlık kg/m	W	1.6739	
Su emme miktarı $W_a - W_k$			
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$			

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden kaçınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Denevdən önce okuma	Denevdən sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hataları	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d_1 mm	26.7	26.64	26.40	0	26.40
d_2 mm	28.13	29.14	28.63	0	28.63
d_3 mm	28.14	28.24	28.19	0	28.19
d_4 mm	27.30	28.23	27.76	0	27.76

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

Güç basamağı	Güç basamağı sabiti
1	92.9
2	135.6
3	203.4
4	292.5
5	445.3
6	670.8
7	989.4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6796

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	11 ¹⁶ ₁₀	11 ⁴⁶ ₁₀	12 ¹⁶ ₁₅	12 ⁴⁶ ₂₀	13 ¹⁶ ₁₅	13 ⁴⁷ ₃₅	14 ¹⁷ ₃₅	14 ⁴⁸ ₀₄	15 ¹⁸ ₄₈	15 ⁴⁷ ₂₆	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	337										
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	23.8	23.8	23.8	23.8	23.9	23.9	23.9	24.0	24.0	24.0	24.2	23.9
Kor. ısıt. lev. giriş t_{w2}	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0
Kor. ısıt. lev. çıkış t_{w2}	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0	58.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0	48.0
ΔE	0.0340	0.0417	0.0338	0.0329	0.0346	0.0339	0.0345	0.0355	0.0357	0.0357	0.1723	
ΔZ	0.50	0.49	0.50	0.50	0.50	0.50	0.50	0.50	0.50	0.48	2.48	
$\Delta E/\Delta Z$	0.068	0.085	0.067	0.065	0.069	0.067	0.069	0.071	0.070	0.070	(0.068-0.077)	

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 68.73 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.193 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

EKSTRAPOLASYON HESABI (HATAY)

n	1	2	3	Σ
x	33.0	43.0	53.0	$\Sigma x = 129$
y	0.178	0.182	0.193	$\Sigma y = 0.533$
x^2	1089	1849	2809	$\Sigma x^2 = 5747$
xy	5.874	7.826	10.229	$\Sigma xy = 23.929$

$$n \cdot b = (\Sigma x)a = (\Sigma y)$$

$$3b + 129a = 0.553 \quad 1$$

$$(\Sigma x)b + (\Sigma x^2)a = (\Sigma xy)$$

$$129b + 5747a = 23.929 \quad 2$$

1. denklemden

$$3b = 0.553 - 129a \rightarrow b = \frac{0.553 - 129a}{3}$$

2. denklemde b yerine konursa;

$$200a = 0.15 \rightarrow a = 0.0007 \\ b = 0.152$$

$$g(x) = \lambda = ax + b \rightarrow 0.0007x + 0.152$$

$$x = 10^{\circ}\text{C} \text{ için}$$

$$\lambda_{10^{\circ}\text{O}} = 0.16 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

KURU ÖZGÜL AĞIRLIK

$$\text{Malzeme (M)} = 20 \text{ g} = 0.02 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap (M}_1\text{)} = 101.4 \text{ g} = 0.1014 \text{ kg}$$

$$\text{Su + malzeme dolu kap (M}_2\text{)} = 111.2 \text{ g} = 0.1112 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M + M_1 - M_2} = \frac{0.02}{0.02 + 0.1014 - 0.1112} = \frac{0.02}{0.0102} \rightarrow \delta = 1.96 \text{ g/cm}^3$$

KURU BİRİM ALAN AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (m}^2\text{)}}$$

$$= \frac{1.670}{0.0625}$$

$$= 26.72 \text{ kg/m}^2$$

KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{1.670}{0.001733}$$

$$= 963.646 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM HACİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.H.A.} = \frac{\text{Ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{6.102}{0.0111}$$

$$= 549 \text{ kg/m}^3$$

HATAY

$$1 \quad ng = \frac{Gr-Gk}{Gk}$$

$$ng = \frac{1.6778 - 1.6700}{1.6700} 100$$

$$ng = 0.467$$

$$2 \quad nv = \frac{ng \cdot gö}{gs}$$

$$nv = \frac{0.467 \times 1960}{1000}$$

$$nv = 0.915$$

3

$$\lambda_{10K} = \frac{\lambda_{100}}{1 + \frac{6 nv}{100}}$$

$$\lambda_{10K} = \frac{0.16}{1 + \frac{6 \times 0.915}{100}} \rightarrow \lambda_{10K} = 0.15$$

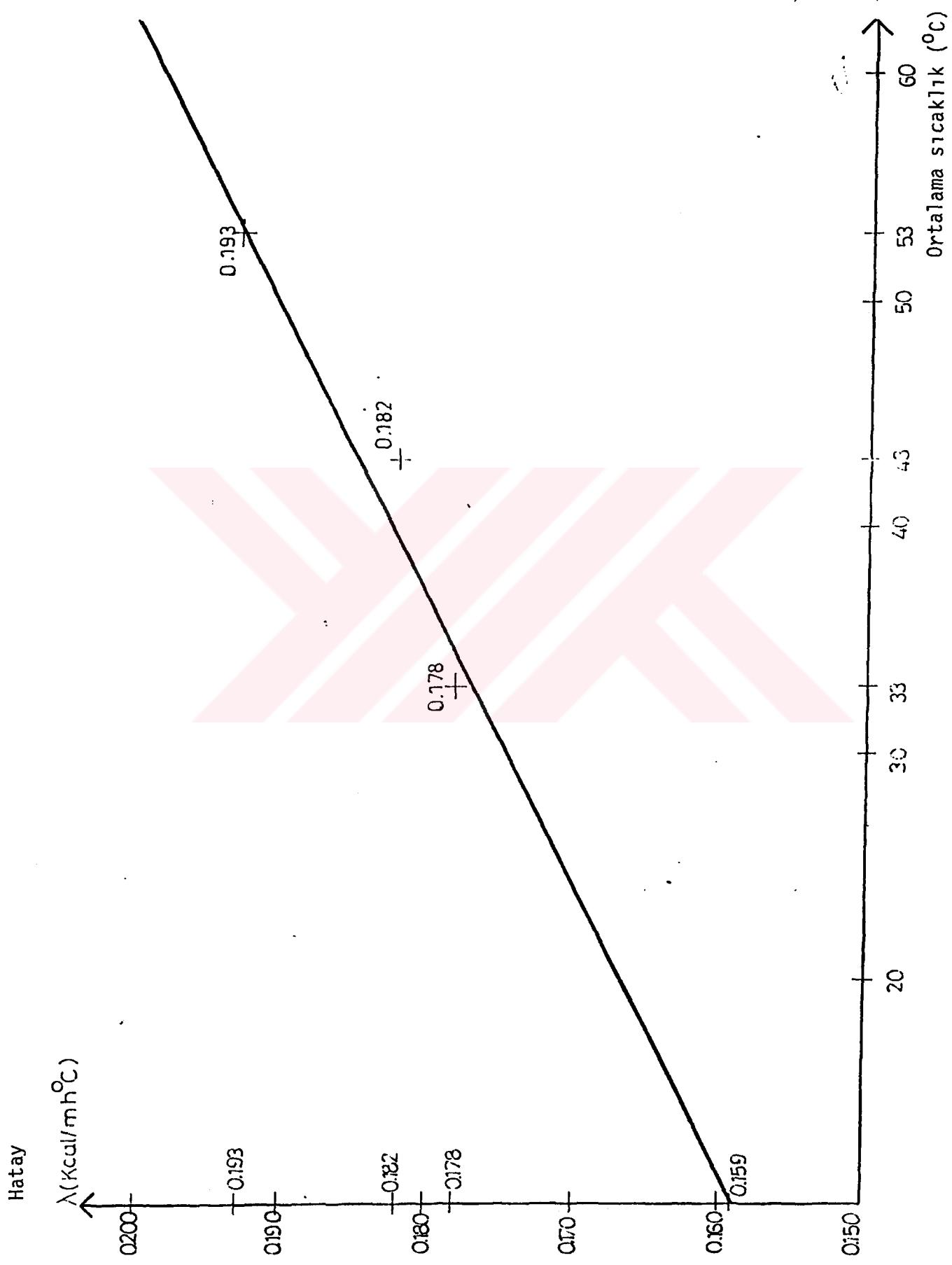
4 %Z = %35 (TS 415'den)

$$\lambda_h = \lambda_{10K} \left(1 + \frac{Z}{100}\dots\right)$$

$$\lambda_h = 0.15 \times 1.35$$

$$\lambda_h = 0.20 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.20 \times 1.163 = 0.23 \text{ W/mK}$$



MALZEME TÜRÜ : BRİKET

ÖRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÖRNEĞİN BOYUT VE KÜTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	38.53
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	2500
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	63.392
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	1250
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	1650.8

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA ŞEKLİ : Kurutma dolabında normal basınçta

DENYE OLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Örnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İsı iletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	31.0	21.0	10.0	26.0	0.304
2	40.0	30.0	10.0	35.0	0.338
3	50.0	40.0	10.0	45.0	0.378

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , W/mK	Kuru durumda λ_{10} , K
0.24	0.24
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10} \text{K} = \lambda_{10} \text{ W/(1 + } \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10°C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği λ_{10}, K	TS415 Çizelge 1 sira 7.b ye göre ekleme Z	λ_{10}, K değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri
$\text{kcal/mh}^{\circ}\text{C}$	W/mK	$\%$	$\text{kcal/mh}^{\circ}\text{C}$ W/mK
0.24	0.28	35	0.32

ISI İLETKENLİK DENEYİ

KTO İNŞAAT MÜHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : HAVZA	Tarih :		
Örnek türü : BRIKET	Deneyi yapanlar:	Figen KARS	Kare veya Daire
Sıcaklıklar: 21-31 °C			
λ değeri : 0.30 kcal/mh°C		Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm	Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03853
Hacim m ³	V	0.00240
Kuru ağırlık kg	W	3.962
Birim ağırlık δ_k kg/m ³		1650.8
Birim alan ağırlığı kg/m ²		63.392
Deney öncesi ağırlık		3.962
Deney sonrası ağırlık		3.966
Ortalama ağırlık kg/m	W	3.964
Su emme miktarı $W_a - W_k$		
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$		

Örnek yüzeylerinde olusabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden kaçınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneydenden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflandırma hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d ₁ mm	41.62	41.64	41.63	0	41.63
d ₂ mm	39.35	39.33	39.34	0	39.34
d ₃ mm	35.52	35.54	35.53	0	35.53
d ₄ mm	37.37	37.83	37.60	0	37.60

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

Güç basamağı	Güç basamağı sabiti
1	92.9
2	135.6
3	203.4
4	292.5
5	445.3
6	670.8
7	989.4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6795

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hata- lari	Saat Z	11 ⁰¹ 35	11 ³⁰ 30	12 ⁰⁰ 20	12 ³⁰ 25	13 ⁰⁰ 30	13 ³⁰ 40	14 ⁰⁰ 04	14 ³⁰ 04	15 ⁰⁰ 12	15 ³⁰ 05	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayıtan okunan E	342 5941	6319	6731	7121	7529	7918	8304	8659	9117	9479	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	15.0	14.7	14.8	14.8	14.8	14.9	14.8	14.7	14.8	14.7	14.7	
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	
Soğutma lev. giriş t_{k1}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	
ΔE	0.0378	0.0412	0.0390	0.0408	0.0389	0.0586	0.0395	0.0458	0.0362	0.0397	0.194	
ΔZ	0.48	0.50	0.50	0.50	0.50	0.49	0.50	0.50	0.50	0.50	2.47	
$\Delta E/\Delta Z$	0.079	0.082	0.078	0.082	0.078	0.079	0.071	0.092	0.092	0.079	0.079	(0.077-0.081) arası

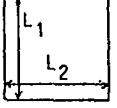
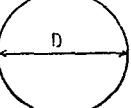
(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 77.71 \quad \lambda = \frac{q d}{\Delta t - q w} = 0.304 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MOHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : HAVZA	Tarih :					
Örnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar:	Figen KARS	Kare		veya	
Sıcaklıklar: 30-40 °C				Daire		
λ değeri : 0.34 kcal/mh°C					Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm	Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $\omega = 0.0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03853
Hacim m ³	V	0.00240
Kuru ağırlık kg	W	3.962
Birim ağırlık δ_k kg/m ³		1659.8
Birim alan ağırlığı kg/m ²		63.392
Deney öncesi ağırlık		3.962
Deney sonrası ağırlık		3.966
Ortalama ağırlık kg/m	W	3.964
Su emme miktarı $W_a - W_k$		
Nem oranı $n_q = (W_a - W_k) / W_k$		

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Denecheiden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı deşirleri	
					d ₁ mm	d ₂ mm
	41.62	41.64	41.63	0	41.63	
	39.35	39.33	39.34	0	39.34	
	35.52	35.54	35.53	0	35.53	
	37.37	37.83	37.60	0	37.60	

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirmeye katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ³⁹ ₅₅	11 ⁰⁹ ₅₅	11 ⁴⁰ ₃₀	12 ¹¹ ₅₅	12 ⁴² ₃₅	13 ¹⁴ ₀₅	13 ³⁴ ₂₅	14 ⁰⁴ ₄₅	14 ³⁵ ₅₅	15 ¹⁵ ₄₅	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayıtan okunan E	347	4643	5084	5542	5976	6446	6895	7298	7696	8130	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t _R	15.1	14.4	14.4	14.4	14.4	14.2	14.1	14.0	14.2	13.9		14.3
Korisit.lev. giriş t _{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
Korisit.lev. çıkış t _{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
Soğutma lev. giriş t _{k1}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0		30.0
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0		30.0
ΔE	0.0449	0.0441	0.0458	0.0434	0.0470	0.0449	0.0404	0.0389	0.0434	0.222		
ΔZ	0.50	0.51	0.52	0.51	0.52	0.51	0.51	0.51	0.50	2.55		
ΔE/ΔZ	0.089	0.087	0.088	0.085	0.090	0.088	0.070	0.078	0.087	0.087	(0.085-0.089)	arası

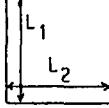
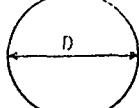
(* ($\Delta E / \Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 86.14 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q_w} = 0.338 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

ISI İLETKENLİK DENEYİ

KTÜ İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : HAVZA	Tarih :			
Örnek türü : BRİKET	Denevi yapanlar:	Figen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 40-50 °C				Daire 
λ değeri : 0.38 kcal/mh°C			Ort. $L_1 = 250$ mm Ort. $L_2 = 250$ mm	Ort. $D = -$

Termostat sıvısı: SU	
Test hacresi direnci: $\omega = 0.0022$	
Yüzey alanı m^2	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.03853
Hacim m^3	V 0.00240
Kuru ağırlık kg	W 3.962
Birim ağırlık δ_k kg/m^3	1650.8
Birim alan ağırlığı kg/m^2	63.392
Deney öncesi ağırlık	3.962
Deney sonrası ağırlık	3.966
Ortalama ağırlık kg/m	W 3.964
Su emme miktarı $W_a - W_k$	
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$	

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d_1 mm	41.62	41.64	41.63	0	41.63
d_2 mm	39.35	39.33	39.34	0	39.34
d_3 mm	35.52	35.54	35.53	0	35.53
d_4 mm	37.37	37.83	37.60	0	37.60

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	11 ⁰⁰ ₂₀	11 ²⁹ ₃₅	12 ⁰⁰ ₂₅	12 ³⁰ ₃₀	13 ⁰⁰ ₁₅	13 ³¹ ₄₅	13 ⁵⁹ ₅₅	14 ²⁹ ₂₀	15 ⁰¹ ₁₅	15 ³¹ ₄₀	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	348	2078	2573	3063	3548	4049	4482	4975	5472	5967	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	14.2	14.1	14.1	14.1	14.1	14.2	14.2	14.2	14.2	14.2	14.1	
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	
Soğutma lev. giriş t_{k1}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	
ΔE	0.0471	0.0495	0.0490	0.0485	0.0501	0.0433	0.0493	0.0479	0.0495	0.0495	0.294	
ΔZ	0.49	0.51	0.50	0.50	0.51	0.47	0.49	0.53	0.51	0.51	3.02	
$\Delta E/\Delta Z$	0.096	0.097	0.098	0.097	0.098	0.092	0.101	0.094	0.097	0.097	0.097	(0.095-0.099) arası

(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\Delta T}{\Delta Z} = 96.32 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q_w} = 0.378 \text{ kcal/mh°C}$$

EKSTRAPOLASYON HESABI (HAVZA)

n	1	2	3	Σ
x	26.0	35.0	45.0	$\Sigma x = 106$
y	0.304	0.338	0.378	$\Sigma y = 1.02$
x^2	676	1225	2025	$\Sigma x^2 = 3926$
xy	7.904	11.83	17.01	$\Sigma xy = 36.74$

$$n \cdot b + (\Sigma x) a = (\Sigma y)$$

$$3b + 106a = 1.02 \quad 1$$

$$(\Sigma x)b + (\Sigma x^2)a = (\Sigma xy)$$

$$106b + 3926a = 36.74 \quad 2$$

1. denklemden;

$$3b = 1.02 - 106a \quad b = \frac{1.02 - 106a}{3}$$

2. denklemde b yerine konursa;

$$542a = 2.1 \quad a = 0.00387$$

$$b = 0.2031$$

$$g(x) = \lambda ax + b \rightarrow 0.00387x + 0.2031$$

$$x = 10^0 C \text{ için}$$

$$\lambda = 0.241 \text{ kcal/mh}^0 C$$

HAVZA

KURU ÖZGÜL AĞIRLIK

$$\text{Malzeme (M)} = 10 \text{ g} = 0.01 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap (M}_1\text{)} = 101.3 \text{ g} = 0.1013 \text{ kg}$$

$$\text{Su + malzeme dolu kap (M}_2\text{)} = 107.3 \text{ g} = 0.1073 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M + M_1 - M_2} = \frac{0.01}{0.01 + 0.1013 - 0.1073}$$

$$\delta = 2.50 \text{ kg/cm}^3 \rightarrow 2500 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM ALAN AĞIRLIK

$$\begin{aligned} \text{K.B.A.A.} &= \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (m}^2\text{)}} \\ &= \frac{3.962}{0.0625} \\ &= 63.392 \text{ kg/m}^2 \end{aligned}$$

KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\begin{aligned} \text{K.B.A.} &= \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}} \\ &= \frac{3.962}{0.00240} \\ &= 1650.8 \text{ kg/m}^3 \end{aligned}$$

KURU BİRİM HACİM AĞIRLIK

$$\begin{aligned} \text{K.B.H.A.} &= \frac{\text{Ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}} \\ &= \frac{12.728}{0.01017} \\ &= 1250 \text{ kg/m}^3 \end{aligned}$$

HAVZA

$$\begin{aligned} 1 \quad ng &= \frac{Gr-Gk}{Gk} 100 \\ ng &= \frac{3.966 - 3.962}{3.962} 100 \\ ng &= 0.10 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned} 2 \quad nv &= \frac{ng \cdot go}{gs} \\ nv &= \frac{0.10 \times 2500}{1000} \\ nv &= 0.25 \end{aligned}$$

$$3 \quad \lambda_{10K} = \frac{\lambda_{100}}{1 + \frac{6 nv}{100}}$$

$$\lambda_{10K} = \frac{0.24}{1 + \frac{6 \times 0.25}{100}} \rightarrow \lambda_{10K} = 0.24$$

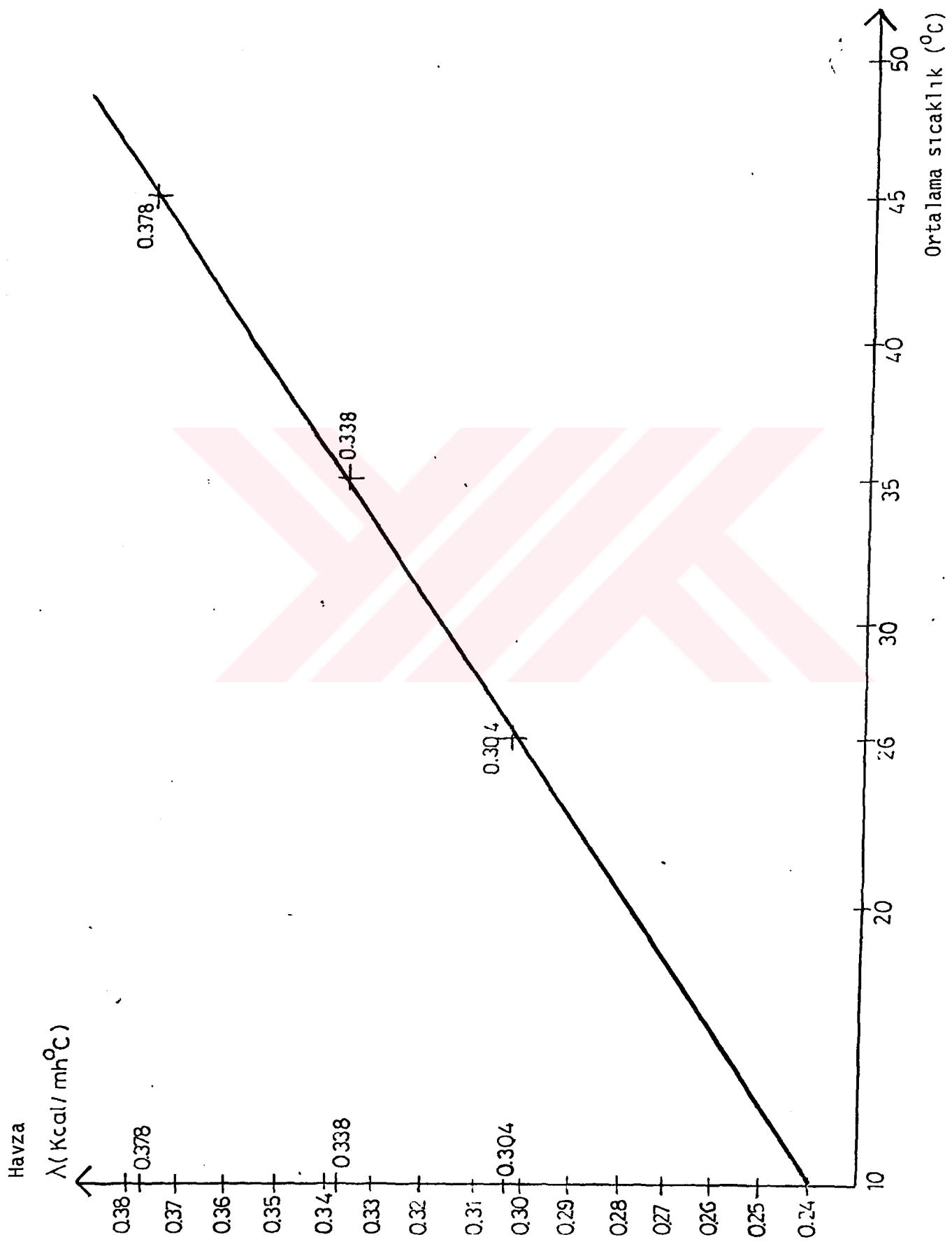
$$4 \quad \%Z = \%35 \quad (\text{TS } 415 \text{ 'den})$$

$$\lambda_h = \lambda_{10K} \left(1 + \frac{Z}{100}\dots\right)$$

$$\lambda_h = 0.24 \times 1.35$$

$$\lambda_h = 0.32 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.32 \times 1.163 = 0.37 \text{ W/mK}$$



MALZEME TÜRÜ : BRIKET

ÖRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÖRNEĞİN BOYUT VE KOTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	33.07
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	2040
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	30.31
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	708.33
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	919.70

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA ŞEKİLİ : Kurutma dolabında normal basınçta

DENYE OLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Örnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İsı iletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	31.0	21.0	10.0	26.0	0.224
2	40.0	30.0	10.0	35.0	0.228
3	50.0	40.0	10.0	45.0	0.240

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , Ω	Kuru durumda λ_{10} , K
0.20	0.19
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10}^K = \lambda_{10} \Omega / (1 + \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10°C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği λ_{10}, K	TS415 Çizelge 1 sıra 7.b ye göre ekleme Z	λ_{10}, K değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri
kcal/mh°C	W/mK	%	kcal/mh°C W/mK
0.19	0.22	35	0.26 0.30

İ S I I L E T K E N L İ K D E N E V İ

KTO İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

~ YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : HOPA	Tarih :	Kare	veya
Ürnek türü : BRIKET	Deneyi Figen KARS yapanlar:	Daire	
Sıcaklıklar: 21-31 °C			
λ değeri : 0.224 kcal/mh°C		Ort. $L_1 = 250$ mm Ort. $L_2 = 250$ mm	Ort. $D = -$

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $\omega =$	
Yüzey alanı m^2	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.03307
Hacim m^3	V 0.00206
Kuru ağırlık kg	W 1.8946
Birim ağırlık δ_k kg/m^3	919.70
Birim alan ağırlığı kg/m^2	30.31
Deney öncesi ağırlık	1.8946
Deney sonrası ağırlık	1.9030
Ortalama ağırlık kg/m	W 1.8988
Su emme miktarı $W_a - W_k$	
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$	

Ürnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d_1 mm	32.83	32.80	32.81	0	32.81
d_2 mm	32.59	32.57	32.58	0	32.58
d_3 mm	33.37	33.55	33.46	0	33.46
d_4 mm	33.56	33.34	33.45	0	33.45

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

Güç basamağı	Güç basamağı sabiti
1	92.9
2	135.6
3	203.4
4	292.5
5	445.3
6	670.8
7	989.4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6796

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hata-ları	Saat Z	10 ³⁶ ₅₅	11 ⁰⁵ ₀₅	11 ³⁵ ₀₀	12 ¹⁵ ₁₅	12 ⁴⁵ ₀₅	13 ¹⁵ ₁₀	13 ⁴⁵ ₄₅	14 ¹⁵ ₁₅	14 ⁴⁵ ₃₄	15 ¹⁵ ₁₄	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
		Sayaçtan okunan E	353	8068	8397	8744	9212	9551	9885	0236	0574	0924
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	13.2	13.3	13.3	13.3	13.4	13.4	13.4	13.4	13.4	13.6	13.5	13.5
Kor.ısıt.lev. giriş t_{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0
Kor.ısıt.lev. çıkış t_{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0
ΔE	0.0329	0.0347	0.0468	0.0339	0.0334	0.0351	0.0338	0.0350	0.0330	0.0380	0.216	
ΔZ	0.46	0.49	0.67	0.49	0.50	0.50	0.49	0.50	0.49	0.55	3.19	
$\Delta E/\Delta Z$	0.071	0.070	0.069	0.069	0.066	0.070	0.068	0.070	0.067	0.069	0.069-0.066 arası	

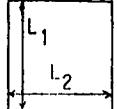
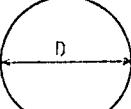
(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 66.99 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q_w} = 0.224$$

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MÜHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : HOPA	Tarih :				
Ürnek türü : BRIKET	Deneyi Figen KARS yapanlar:	Kare	veya	Daire	
Sıcaklıklar: 30-40°C					
λ değeri : 0.228 kcal/mh°C			Ort. $L_1 = 250$ mm	Ort. $D =$	Ort. $L_2 = 250$ mm

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$	
Yüzey alanı m^2	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.03307
Hacim m^3	V 0.00206
Kuru ağırlık kg	W 1.8946
Birim ağırlık δ_k kg/m³	
Birim alan ağırlığı kg/m²	
Deney öncesi ağırlık	1.8946
Deney sonrası ağırlık	1.9030
Ortalama ağırlık kg/m	W 1.8988
Su emme miktarı $W_a - W_k$	
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$	

Ürnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş d kalınlığı değerleri
d_1 mm	32.83	32.80	32.81	0	32.81
d_2 mm	32.59	32.57	32.58	0	32.58
d_3 mm	33.37	33.55	33.46	0	33.46
d_4 mm	33.56	33.34	33.45	0	33.45

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ⁴⁵ 04	11 ¹⁵ 26	11 ⁴⁹ 30	12 ¹⁶ 40	12 ⁴⁵ 15	13 ¹⁴ 15	13 ⁴⁵ 30	13 ²⁵ 24	14 ⁴⁵ 44	15 ¹⁵ 07	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayıtan okunan E	352	9411	9804	0138	0473	0.820	1183	1660	1892	2242	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	18.1	16.5	15.6	15.3	15.3	15.3	15.1	15.0	15.0	15.0	15.0	
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0
ΔE	0.0364	0.0393	0.0334	0.0335	0.0347	0.0363	0.0477	0.0232	0.0300	0.0359	0.1733	
ΔZ	0.51	0.58	0.45	0.48	0.48	0.52	0.50	0.51	0.50	0.51	2.52	
$\Delta E/\Delta Z$	0.071	0.066	0.074	0.074	0.072	0.070	0.075	0.046	0.070	0.070	0.071	

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2,5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

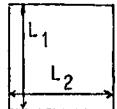
$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 68.04 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q_w} = 0.228 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

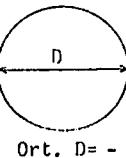
(0.069-0.072) arası

ISI ILETKENLIK DENEYİ

KTO İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

~ YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : HOPA	Tarih :			
Örnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar:	Figen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 40-50 °C			Daire	
λ değeri : 0,240 kcal/mh°C				Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm



Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $\omega = 0,0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0,0625
Ortalama kalınlık m	d.	0,03307
Hacim m ³	V	0,00206
Kuru ağırlık kg	W	1,8946
Birim ağırlık δ _k kg/m ³		919,70
Birim alan ağırlığı kg/m ²		30,31
Deney öncesi ağırlık		1,8946
Deney sonrası ağırlık		1,9030
Ortalama ağırlık kg/m	W	1,8988
Su emme miktarı W _a -W _k		
Nem oranı n _g =(W _a -W _k)/W _k		

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Denevinden önce okuma	Denevinden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d ₁ mm	32,83	32,80	32,81	0	32,81
d ₂ mm	32,59	32,57	32,58	0	32,58
d ₃ mm	33,57	33,55	33,46	0	33,46
d ₄ mm	33,56	33,34	33,45	0	33,45

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyütülümünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

Güç basamağı	Güç basamağı sabiti
1	92,9
2	135,6
3	203,4
4	292,5
5	445,3
6	670,8
7	989,4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6796

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	9 ₃₀ 20	10 ₀₀ 15	10 ₃₁ 10	11 ₀₀ 30	11 ₃₀ 00	12 ₀₀ 10	12 ₃₂ 10	12 ₅₉ 30	13 ₃₀ 20	14 ₀₃ 20	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	352	2609	3008	3354	3716	4086	4487	4805	5180	5580	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t _R	15,8	16,1	16,3	18,7	16,9	17,0	16,8	16,8	16,8	16,8	16,8	
Kor. ısıt.lev. giriş t _{w2}	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0
Kor. ısıt.lev. çıkış t _{w2}	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0	50,0
Soğutma lev. giriş t _{k1}	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0	40,0
ΔE	0,0348	0,0399	0,0346	0,0362	0,0370	0,0401	0,0318	0,0375	0,0400	0,0322	0,2841	
ΔZ	0,49	0,51	0,48	0,49	0,50	0,53	0,45	0,51	0,55	0,44	3,91	
ΔE/ΔZ	0,071	0,078	0,072	0,073	0,074	0,075	0,070	0,073	0,072	0,073	(0,074-0,071)	arası

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2,5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 71,88 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0,240 \text{ kcal/mh°C}$$

EKSTRAPOLYON HESABI (HOPA)

n	1	2	3	Σ
x	26.0	35.0	45.0	$\Sigma x = 106$
y	0.224	0.228	0.240	$\Sigma y = 0.691$
x^2	676	1225	2025	$\Sigma x^2 = 3926$
xy	5.82	7.98	10.8	$\Sigma xy = 24.6$

$$n \cdot b + (\Sigma x) a = (\Sigma y)$$

$$3b + 106xa = 0.691 \quad 1$$

$$(\Sigma x)b + (\Sigma x^2)a = (\Sigma xy)$$

$$106b + 3926a = 24.6 \quad 2$$

1. denklemde;

$$3b = 0.691 - 106a \rightarrow b = \frac{0.691 - 106a}{3}$$

2. denklemde b yerine konursa;

$$106 \frac{0.691 - 106a}{3} + 3926a = 24.6 \quad a = 0.001 \\ b = 0.191$$

$$g(x) = \lambda + ax + b \quad 0.001x + 0.19$$

$$x = \lambda = 10^0 C \text{ icin}$$

$$\lambda = 0.20 \text{ kcal/mh } ^0C$$

KURU ÖZGÜL AĞIRLIK (HOPA)

$$\text{Malzeme (M)} = 10 \text{ g} = 0.01 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap (M}_1\text{)} = 101.3 \text{ g} = 0.1013 \text{ kg}$$

$$\text{Su + malzeme dolu kap (M}_2\text{)} = 106.4 \text{ g} = 0.1064 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M+M_1-M_2} = \frac{0.01}{0.01+0.1013-0.1064}$$

$$\delta = \frac{0.01}{0.0049} = 2.04 \text{ kg/cm}^3 \rightarrow \delta = 2040 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM ALAN AĞIRLIK

$$\begin{aligned} \text{K.B.A.A.} &= \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (m}^2\text{)}} \\ &= \frac{1.8946}{0.0625} \\ &= 30.31 \text{ kg/m}^2 \end{aligned}$$

KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\begin{aligned} \text{K.B.A.} &= \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}} \quad (\text{örneğin}) \\ &= \frac{1.8946}{0.00206} \\ &= 919.70 \text{ kg/m}^3 \end{aligned}$$

KURU BİRİM HACİM AĞIRLIK

$$\begin{aligned} \text{K.B.H.A.} &= \frac{\text{Ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}} \\ &= \frac{6.80}{0.0096} \\ &= 708.33 \text{ kg/m}^3 \end{aligned}$$

HOPA

$$1 \quad n_g = \frac{G_r - G_k}{G_k} \cdot 100$$

$$n_g = \frac{1.9030 - 1.8946}{1.8946} \cdot 100$$

$$n_g = 0.44$$

$$2 \quad n_v = \frac{n_g \cdot g_o}{g_s}$$

$$n_v = \frac{0.44 \times 2040}{1000}$$

$$n_v = 0.898$$

$$3 \quad \lambda_{10K} = \frac{\lambda_{100}}{1 + \frac{6nv}{100}}$$

$$\lambda_{10K} = \frac{0.20}{1 + \frac{6 \times 0.898}{100}} \rightarrow \lambda_{10K} = 0.19$$

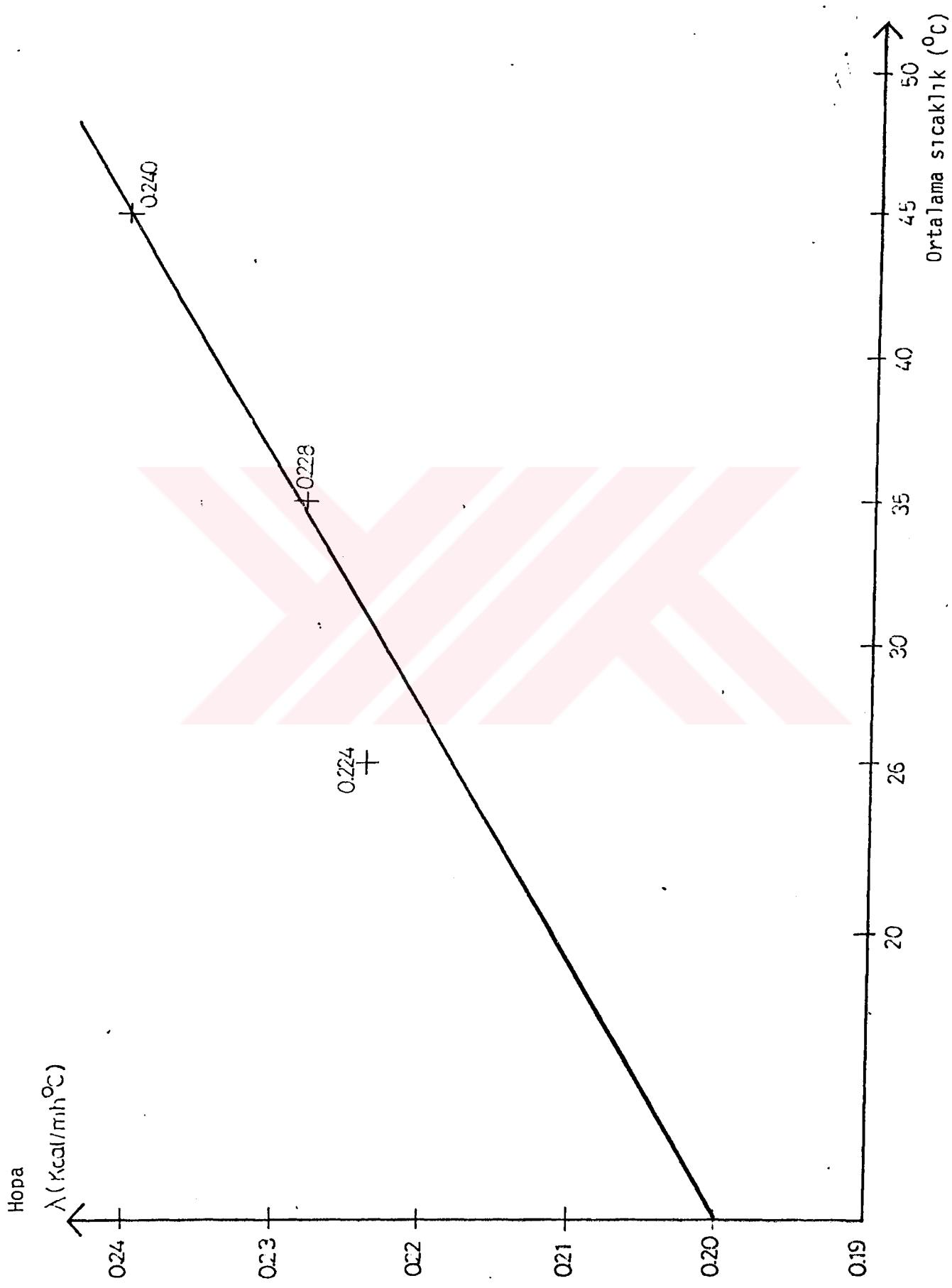
4 %Z = %35 (TS 415'den)

$$\lambda_h = \lambda_{10K} \left(1 + \frac{Z}{100} \dots \right)$$

$$\lambda_h = 0.19 \times 1.35$$

$$\lambda_h = 0.26 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.26 \times 1.163 = 0.30 \text{ W/mK}$$



MALZEME TORU : BRIKET

ÖRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÖRNEĞİN BOYUT VE KÜTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	38.29
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	2439.024
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	35.06
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	500
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	915.75

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA ŞEKLİ : Kurutma dolabında normal basınçta

DENEY ÖLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Örnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İsı iletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	40.0	30.0	10.0	35.0	0.229
2	50.0	40.0	10.0	45.0	0.279
3	60.0	50.0	10.0	55.0	0.276

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , Ø	Kuru durumda λ_{10} , K
0.17	0.16
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10}^K = \lambda_{10}^Ø / (1 + \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

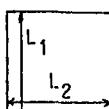
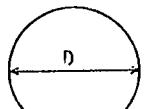
ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10°C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği λ_{10}, K	TS415 Çizelge 1 sıra 7.b ye göre ekleme Z	λ_{10}, K değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri			
kcal/mh°C	W/mK	%	kcal/mh°C	W/mK	kcal/mh°C	W/mK
0.16	0.19	35	0.22	0.26		

İ S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPı VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : İZMİR	Tarih :		
Örnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar: Figen KARS	Kare	veya  Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm
Sıcaklıklar: 30-40 °C		Daire	 Ort. D = -
λ değeri : 0.229 kcal/mh°C			

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $\omega = 0.0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03829
Hacim m ³	V	0.00239
Kuru ağırlık kg	W	2.1914
Birim ağırlık δ _k kg/m ³		915.754
Birim alan ağırlığı kg/m ²		35.06
Deney öncesi ağırlık		2.1914
Deney sonrası ağırlık		2.1997
Ortalama ağırlık kg/m	W	2.1956
Su emme miktarı W _a -W _k		
Nem oranı n _q = (W _a -W _k)/W _k		

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneydeleniden önce okuma	Deneydelenden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d ₁ mm	40.10	40.12	40.11	0	40.11
d ₂ mm	44.22	39.23	41.72	0	41.72
d ₃ mm	35.20	36.14	35.67	0	35.67
d ₄ mm	36.15	35.18	35.66	0	35.66

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyülüüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	13 ⁰⁰ 05	13 ³⁰ 10	14 ⁰⁰ 16	14 ³¹ 20	15 ⁰⁰ 35	15 ³⁰ 10	16 ⁰⁰ 10	16 ³⁰ 10	17 ⁰⁰ 00	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	340									
Musluk suyu sıcaklığı											
Oda sıcaklığı t _R	24.0	23.8	23.7	23.7	23.6	23.4	23.3	23.3	23.1		23.5
Kor. ısıt.lev. giriş t _{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t _{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
Soğutma lev. giriş t _{k1}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0		30.0
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0		30.0
ΔE	0.0292	0.0303	0.0326	0.0283	0.0295	0.0303	0.0292	0.0302			0.1787
ΔZ	0.50	0.50	0.62	0.38	0.49	0.50	0.50	0.49			2.98
ΔE/ΔZ	0.058	0.060	0.052	0.074	0.060	0.060	0.058	0.061			0.060 (0.058-0.061) arası

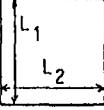
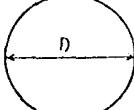
(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 59.30 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.229 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : İZMİR	Tarih :		
Ürnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar: Figen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 40-50 °C			
λ değeri : 0.2799 kcal/mh°C		Ort. L_1 = 250 mm Ort. L_2 = 250 mm	Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$		
Yüzey alanı m^2	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03829
Hacim m^3	V	0.00239
Kuru ağırlık kg	W	2.1914
Birim ağırlık δ_k kg/m^3		
Birim alan ağırlığı kg/m^2		
Deney öncesi ağırlık		2.1914
Deney sonrası ağırlık		2.1997
Ortalama ağırlık kg/m	W	2.1956
Su emme miktarı $W_a - W_k$		
Nem oranı $n_q = (W_a - W_k) / W_k$		

Ürnek yüzeylerinde olusabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	beneyden önce okuma	beneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d_1 mm	40.10	40.12	40.11	0	40.11
d_2 mm	44.22	39.23	41.72	0	41.72
d_3 mm	35.20	36.14	35.67	0	35.67
d_4 mm	36.15	35.18	35.66	0	35.66

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

Güç basamağı	Güç basamağı sabiti
1	92.9
2	135.6
3	203.4
4	292.5
5	445.3
6	670.8
7	989.4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6796

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	9 ³³ ₂₀	10 ⁰⁵ ₅₅	10 ³⁵ ₀₀	11 ⁰⁶ ₂₀	11 ³⁵ ₁₀	12 ⁰⁵ ₀₀	12 ³⁵ ₃₅	13 ⁰⁵ ₁₅	13 ⁰⁵ ₁₅	14 ⁰⁵ ₀₀	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
		Sayaçtan okunan E	340	7478	7825	8205	8557	8918	9279	9666	0011	0361
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	23.9	23.9	23.9	24.4	24.4	24.5	24.3	24.1	24.9	25.0		24.3
Kor. ısıt. lev. giriş t_{w2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0		50.0
Kor. ısıt. lev. çıkış t_{w2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0		50.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
ΔE	0.0426	0.0347	0.0380	0.0352	0.0360	0.0361	0.0387	0.0345	0.0350	0.1789		
ΔZ	0.54	0.48	0.52	0.48	0.50	0.51	0.50	0.52	0.48	2.46		
$\Delta E/\Delta Z$	0.079	0.072	0.073	0.073	0.072	0.071	0.072	0.066	0.073	0.073	(0.071-0.074)	arası

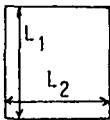
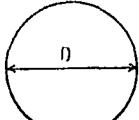
(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 71.75 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q_w} = 0.2799$$

İ S I İ L E T K E N L I Y D E N E Y I

KTO İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : İZMİR	Tarih :			
Örnek türü : BRİKET	Deneysi yapanlar: Figen KARS	Kare	veya	
Sıcaklıklar: 50-60 °C			Daire	
λ değeri : 0.2764 kcal/mh°C		Ort. L ₁ = 250 mm	Ort. D = -	Ort. L ₂ = 250 mm

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03829
Hacim m ³	V	0.00239
Kuru ağırlık kg	W	2,1914
Birim ağırlık δ _k kg/m ³		915.754
Birim alan ağırlığı kg/m ²		35.06
Deney öncesi ağırlık		2,1914
Deney sonrası ağırlık		2,1997
Ortalama ağırlık kg/m	W	2,1956
Su emme miktarı W _a -W _k		
Nem oranı n _g =(W _a -W _k)/W _k		

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneysel önce okuma	Deneysel sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflandırma hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d ₁ mm	40.10	40.12	40.11	0	40.11
d ₂ mm	44.22	39.23	41.72	0	41.72
d ₃ mm	35.20	36.14	35.67	0	35.67
d ₄ mm	36.15	35.18	35.66	0	35.66

(* K. GÜC basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	9 ³⁰ 45	10 ⁰¹ 50	10 ³⁰ 05	11 ⁰¹ 20	11 ³⁰ 10	12 ⁰⁰ 05	12 ³⁰ 50	13 ⁰⁰ 30	13 ³⁰ 15	14 ⁰⁰ 10	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	341	3225	3672	4045	4396	4748	5096	5464	5817	6132	6483
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t _R	22.5	22.5	22.5	23.0	23.0	24.0	24.0	23.0	22.3	22.1		22.9
Kor. ısıt.lev. giriş t _{w2}	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0		60.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t _{w2}	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0	60.0		60.0
Soğutma lev. giriş t _{k1}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0		50.0
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0		50.0
ΔE	0.0447	0.0378	0.0351	0.0352	0.0348	0.0368	0.0353	0.0315	0.0351	0.1772		
ΔZ	0.51	0.47	0.52	0.48	0.49	0.51	0.49	0.49	0.49	0.49	2.46	
ΔE/ΔZ	0.087	0.079	0.067	0.073	0.071	0.072	0.072	0.064	0.071	0.072	(0.070-0.073)	arası

(* (ΔE/ΔZ) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 71.26 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.2764 \text{ kcal/mh°C}$$

EKSTRAPOLASYON HESABI (İZMİR)

n	1	2	3	Σ
x	35	45	55	$\Sigma x = 135$
y	0.22	0.27	0.27	$\Sigma y = 0.76$
x^2	1225	2025	3025	$\Sigma x^2 = 6275$
xy	7.7	12.15	14.85	$\Sigma xy = 34.7$

$$n \cdot b + \left(\sum_{i=1}^n x_i \right) a = \left(\sum_{i=1}^n y_i \right)$$

$$3 \cdot b + 135 \cdot a = 0.76 \quad 1$$

$$\left(\sum_{i=1}^n x_i \right) b + \left(\sum_{i=1}^n x_i^2 \right) a = \left(\sum_{i=1}^n x_i y_i \right)$$

$$135 \cdot b + 6275 \cdot a = 34.7 \quad 2$$

1. denklemden,

$$3b = 0.76 - 135a \quad \rightarrow \quad b = \frac{0.76 - 135a}{3}$$

2. denklemde b yerine konursa.

$$600 \cdot a = 1.5 \quad \rightarrow \quad a = 0.0025$$

$$b = \frac{0.76 - 135 \times 0.0025}{3} \quad \rightarrow \quad b = 0.14$$

$$g(x) = a \cdot x + b \quad \rightarrow \quad 0.0025 \cdot x + 0.14$$

$x = 10^0 \text{C}$ için:

$$g(x) = 0.0025(10) + 0.14$$

$$g(x) = 0.165 \text{ kcal/mh}^0 \text{C} \rightarrow$$

$$\lambda_{10\ddot{o}} = 0.17 \text{ kcal/mh}^0 \text{C}$$

KURU ÖZGÜL AĞIRLIK

$$\text{Malzeme (M)} = 10 \text{ g} = 0.01 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap (M}_1\text{)} = 153.7 \text{ g} = 0.1537 \text{ kg}$$

$$\text{Su + malzeme dolu kap (M}_2\text{)} = 159.6 \text{ g} = 0.1596 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M + M_1 - M_2}$$

$$\delta = \frac{0.01}{0.1637 - 0.1596} = \frac{0.01}{0.0041} \rightarrow \delta = 2.439024 \text{ kg/cm}^3$$

$$\delta = 2439.024 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM ALAN AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (cm}^2\text{)}}$$

$$= \frac{2.1914}{0.0625}$$

$$= 35.06 \text{ kg/m}^2$$

KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{2.1914}{0.002393}$$

$$= 915.7543 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM HACİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.H.A.} = \frac{\text{Ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{7.607}{0.01521}$$

$$= 500 \text{ kg/m}^3$$

İZMİR

$$1 \quad n_g = \frac{G_r - G_k}{G_k} \cdot 100$$

$$n_g = \frac{2.1997 - 2.1914}{2.1914} \cdot 100$$

$$n_g = 0.38$$

$$2 \quad n_v = \frac{n_g \cdot g_o}{q_s}$$

$$n_v = \frac{0.38 \times 2439}{1000}$$

$$n_v = 0.926$$

$$3 \quad \lambda_{10K} = \frac{\lambda_{10o}}{1 + \frac{6 \cdot n_v}{100}}$$

$$\lambda_{10K} = \frac{0.17}{1 + \frac{6 \times 0.926}{100}} \rightarrow \lambda_{10K} = 0.16$$

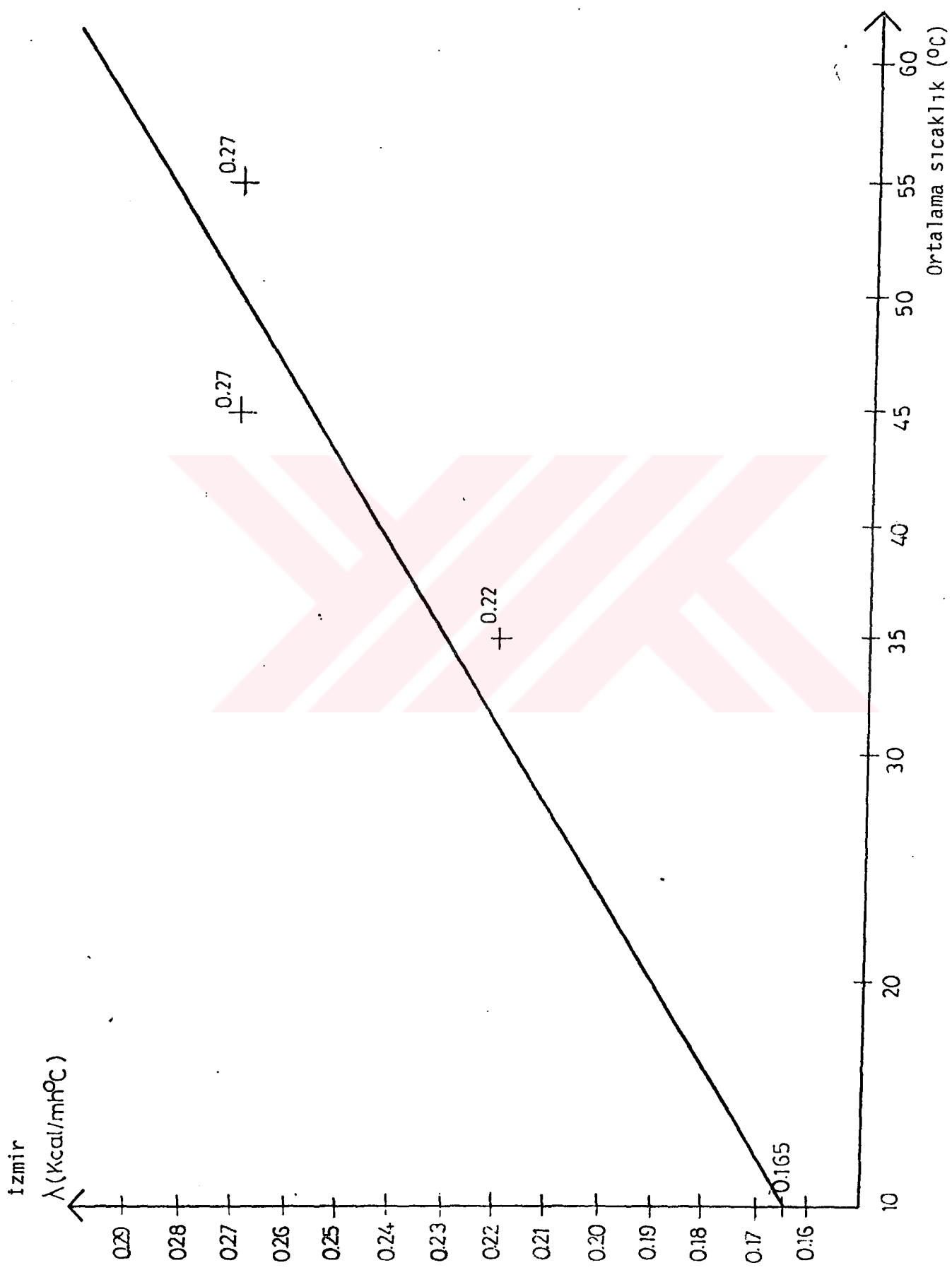
$$4 \quad \%Z = \%35 \quad (\text{TS } 415^{\circ}\text{den})$$

$$\lambda_h = \lambda_{10K} \left(1 + \frac{Z}{100} \dots\right)$$

$$\lambda_h = 0.16 \times 1.35$$

$$\lambda_h = 0.22 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.22 \times 1.163 = 0.26 \text{ W/mK}$$



MALZEME TÜRÜ : BRIKET

ÖRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÖRNEĞİN BOYUT VE KÜTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	31.09
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	2564
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	18.222
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	469
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	587.06

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA ŞEKLİ : Kurutma dolabında normal basınçta

DENEY ÖLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Örnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İşİ İletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	31.0	21.0	10.0	26.0	0.172
2	40.0	30.0	10.0	35.0	0.204
3	50.0	40.0	10.0	45.0	0.213

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , Ø	Kuru durumda λ_{10} , K
0.14	0.13
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10} K = \lambda_{10} \text{Ø} / (1 + \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

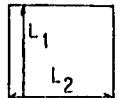
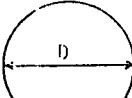
İSİ İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10°C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği λ_{10}, K	TS415 Çizelge 1 sira 7.b ye göre ekleme Z	λ_{10}, K değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri
kcal/mh°C	W/mK	%	kcal/mh°C W/mK
0.13	0.15	35	0.18 0.21

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTÜ İNŞAAT MOHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : KAYSERİ	Tarih :			
Ürnek türü : BRIKET	Deneyi yapanlar:	Figen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 21-31 °C			Daire	
λ değeri : 0.172 kcal/mh°C				

Ort. $L_1 = 250$ mm
Ort. $L_2 = 250$ mm
Ort. $D = -$

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$		
Yüzey alanı m^2	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03109
Hacim m^3	V	0.00194
Kuru ağırlık kg	W	1.1389
Birim ağırlık δ_k kg/m³	587.06	
Birim alan ağırlığı kg/m²	18.222	
Deney öncesi ağırlık	1.1389	
Deney sonrası ağırlık	1.1444	
Ortalama ağırlık kg/m³	1.1416	
Su emme miktarı $W_a - W_k$		
Nem oranı $n_q = (W_a - W_k) / W_k$		

Ürnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneysel önce okuma	Deneysel sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflandırma hatası	Düzeltilmiş değerleri
d_1 mm	39.11	39.13	39.12	0	39.12
d_2 mm	29.01	28.96	28.98	0	28.98
d_3 mm	25.50	25.50	25.50	0	25.50
d_4 mm	30.75	30.78	30.76	0	30.76

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirmeye katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	11 ⁰¹ 04	11 ³² 03	12 ⁰¹ 26	12 ³¹ 45	13 ⁰¹ 30	13 ³⁰	14 ⁰⁰ 13	14 ³⁰ 09	15 ⁰⁰ 36	15 ³⁰ 18	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	343 8411	8704	8984	9277	9545	9815	0090	0342	0602	0874	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	17.5	17.5	17.5	17.5	17.2	16.9	16.7	16.6	16.6	16.6	16.5	17.0
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}'	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0
ΔE	0.0298	0.0278	0.0293	0.0268	0.0270	0.0275	0.0252	0.0260	0.0272	0.0270	0.1355	
ΔZ	0.51	0.48	0.50	0.49	0.48	0.49	0.49	0.49	0.49	0.50	2.45	
$\Delta E/\Delta Z$	0.057	0.056	0.058	0.054	0.055	0.055	0.054	0.052	0.054	0.054	0.054	(0.053-0.055) arası

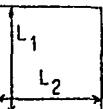
(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 54.71 \quad \lambda = \frac{q d}{\Delta t - q w} = 0.172 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MOHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : KAYSERİ	Tarih :		
Ürnek türü : BRIKET	Denevi Figen KARS yapanlar:	Kare	veya
Sıcaklıklar: 30-40 °C			Daire
λ değeri : 0.204 kcal/mh°C		Ort. L ₁ = 250 mm	Ort. D = -
		Ort. L ₂ = 250 mm	

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $\omega = 0.0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03109
Hacim m ³	V	0.00194
Kuru ağırlık kg	W	1.1389
Birim ağırlık δ_k kg/m ³		587.06
Birim alan ağırlığı kg/m ²		18.222
Deney öncesi ağırlık		1.1389
Deney sonrası ağırlık		1.1444
Ortalama ağırlık kg/m W		1.1416
Su emme miktarı $W_a - W_k$		
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$		

Ürnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneydeleniden önce okuma	Deneydeleniden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş d kalınlığı değerleri
d ₁ mm	39.11	39.13	39.12	0	39.12
d ₂ mm	29.01	28.96	28.98	0	28.98
d ₃ mm	25.50	25.50	25.50	0	25.50
d ₄ mm	30.75	30.78	30.76	0	30.76

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyülüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ³⁰ 15		10 ⁵⁹ 45		11 ³⁰ 20		12 ⁰⁰ 15		12 ²⁸ 10		13 ⁰¹ 55		13 ³⁰ 15		14 ⁰⁰ 03		14 ³⁰ 05		15 ⁰⁰ 35		Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
		Sayaçtan okunan E																				
Musluk suyu sıcaklığı																						
Oda sıcaklığı t_R	14.3	12.8		13.1	12.2		12.1	12.2		12.4	12.3		12.3	12.4								
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	40.0	40.0		40.0	40.0		40.0	40.0		40.0	40.0		40.0	40.0		40.0	40.0				40.0	
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}	40.0	40.0		40.0	40.0		40.0	40.0		40.0	40.0		40.0	40.0		40.0	40.0				40.0	
Soğutma lev. giriş t_{k1}	30.0	30.0		30.0	30.0		30.0	30.0		30.0	30.0		30.0	30.0		30.0	30.0				30.0	
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	30.0	30.0		30.0	30.0		30.0	30.0		30.0	30.0		30.0	30.0		30.0	30.0				30.0	
ΔE	0.0323	0.0330	0.0321	0.0309	0.0367	0.0314	0.0312	0.0316	0.0334												0.1355	
ΔZ	0.40	0.50	0.49	0.46	0.56	0.47	0.49	0.50	0.50												2.45	
$\Delta E/\Delta Z$	0.065	0.064	0.064	0.066	0.065	0.066	0.062	0.063	0.065												0.064	

(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 64.90 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.204 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

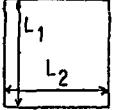
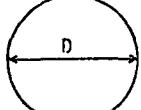
arası

(0.062-0.066)

I S I I L E T K E N L I R D E N E Y I

KTO İNŞAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : KAYSERİ	Tarih :		
Ürnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar: Figen KARS	Kare	veya Daire
Sıcaklıklar: 40-50 °C			
λ değeri : 0.213 kcal/mh°C		Ort. $L_1 = 250$ mm Ort. $L_2 = 250$ mm	Ort. $D = -$

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $\omega = 0.0022$	
Yüzey alanı m^2	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.03109
Hacim m^3	V 0.00194
Kuru ağırlık kg	W 1.1389
Birim ağırlık δ_k kg/m^3	587.06
Birim alan ağırlığı kg/m^2	18.222
Deney öncesi ağırlık	1.1389
Deney sonrası ağırlık	1.1444
Ortalama ağırlık kg/m	W 1.1416
Su emme miktarı $W_a - W_k$	
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k)/W_k$	

Ürnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş d kalınlığı değerleri
d_1 mm	39.11	39.13	39.12	0	39.12
d_2 mm	29.01	28.96	28.98	0	28.98
d_3 mm	25.50	25.50	25.50	0	25.50
d_4 mm	30.75	30.78	30.76	0	30.76

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hata-ları	Saat Z	10 ³⁰ 04	11 ⁰⁵ 15	11 ³⁰ 35	12 ⁰⁰ 30	12 ³⁰ 55	13 ⁰⁰ 05	13 ³⁰ 35	14 ⁰⁰ 00	14 ³⁰ 00	15 ⁵⁹ 50	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar	
		Sayactan okunan E	349.	1501	1911	2198	2512	2868	3192	3566	3891	4238	4565
	Musluk suyu sıcaklığı												
	Oda sıcaklığı t_R	13.9	14.0	13.5	13.6	13.6	13.7	14.5	14.5	14.5	14.6		14.0
	Kor. ısıt.lev. giriş t_{W2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0		50.0
	Kor. ısıt.lev. çıkış t_{W2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0		50.0
	Soğutma lev. giriş t_{k1}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
	Soğutma lev. çıkış t_{k2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
	ΔE	0.0410	0.0287	0.0314	0.0356	0.0324	0.0374	0.0325	0.0347	0.0327	0.2926		
	ΔZ	0.58	0.42	0.49	0.50	0.48	0.50	0.49	0.50	0.49	4.46		
	$\Delta E/\Delta Z$	0.069	0.068	0.063	0.070	0.066	0.073	0.066	0.069	0.065	0.081	(0.079-0.083)	arası

(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 67.51 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q_w} = 0.213 \text{ kcal/mh°C}$$

EKSTRAPOLASYON HESABI (KAYSERİ)

n	1	2	3	Σ
x	26.0	35.0	45.0	$\Sigma x = 106$
y	0.172	0.204	0.213	$\Sigma y = 0.589$
x^2	676	1225	2025	$\Sigma x^2 = 3926$
xy	4.472	7.140	9.585	$\Sigma xy = 21.197$

$$n \cdot b + (\Sigma x)a = (\Sigma y)$$

$$3b + 106xa = 0.589 \quad 1$$

$$(\Sigma x)b + (\Sigma x^2)a = (\Sigma xy)$$

$$106xb + 3926xa = 21.197 \quad 2$$

1. denklemden

$$3b = 0.589 - 106a \rightarrow b = \frac{0.589 - 106a}{3}$$

2. denklemde b yerine konursa,

$$184.2a = 0.407 \rightarrow a = 0.0022 \\ b = 0.118$$

$$g(x) = \lambda = ax + b \rightarrow 0.0022x + 0.118$$

$x = 10^0\text{C}$ için

$$\lambda = 0.140 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

KURU ÖZGÖL AĞIRLIK

$$\text{Malzeme (M)} = 10 \text{ g} = 0.01 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap (M}_1\text{)} = 101.3 \text{ g} = 0.1013 \text{ kg}$$

$$\text{Su + malzeme dolu kap (M}_2\text{)} = 107.4 \text{ g} = 0.1074 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M + M_1 - M_2} = \frac{0.01}{0.01 + 0.1013 - 0.1074}$$

$$\delta = 2.564 \text{ kg/cm}^3 \rightarrow \delta = 2.564 \times 1000 = 2564 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM ALAN AĞIRLIK

$$\begin{aligned} \text{K.B.A.A.} &= \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (m}^2\text{)}} \\ &= \frac{1.1389}{0.0625} \\ &= 18.222 \text{ kg/m}^2 \end{aligned}$$

KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\begin{aligned} \text{K.B.A.} &= \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}} \\ &= \frac{1.1389}{0.00194} \\ &= 587.06 \text{ kg/m}^3 \end{aligned}$$

KURU BİRİM HACİM AĞIRLIK

$$\begin{aligned} \text{K.B.H.A.} &= \frac{\text{Ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}} \\ &= \frac{2.954}{0.0062} \\ &= 469 \text{ kg/m}^3 \end{aligned}$$

KAYSERİ

$$1 \quad n_g = \frac{G_r - G_k}{G_k} = \frac{1.1444 - 1.1389}{1.1389} 100$$

$$n_g = 0.48$$

$$2 \quad n_v = \frac{n_g \cdot \text{gö}}{q_s} = \frac{0.0048 \times 2560}{1000}$$

$$n_v = 1.229$$

3

$$\lambda_{10K} = \frac{\lambda_{100}}{1 + \frac{6nv}{100}}$$

$$\lambda_{10K} = \frac{0.14}{1 + \frac{6 \times 1.229}{100}} \approx 0.13$$

4

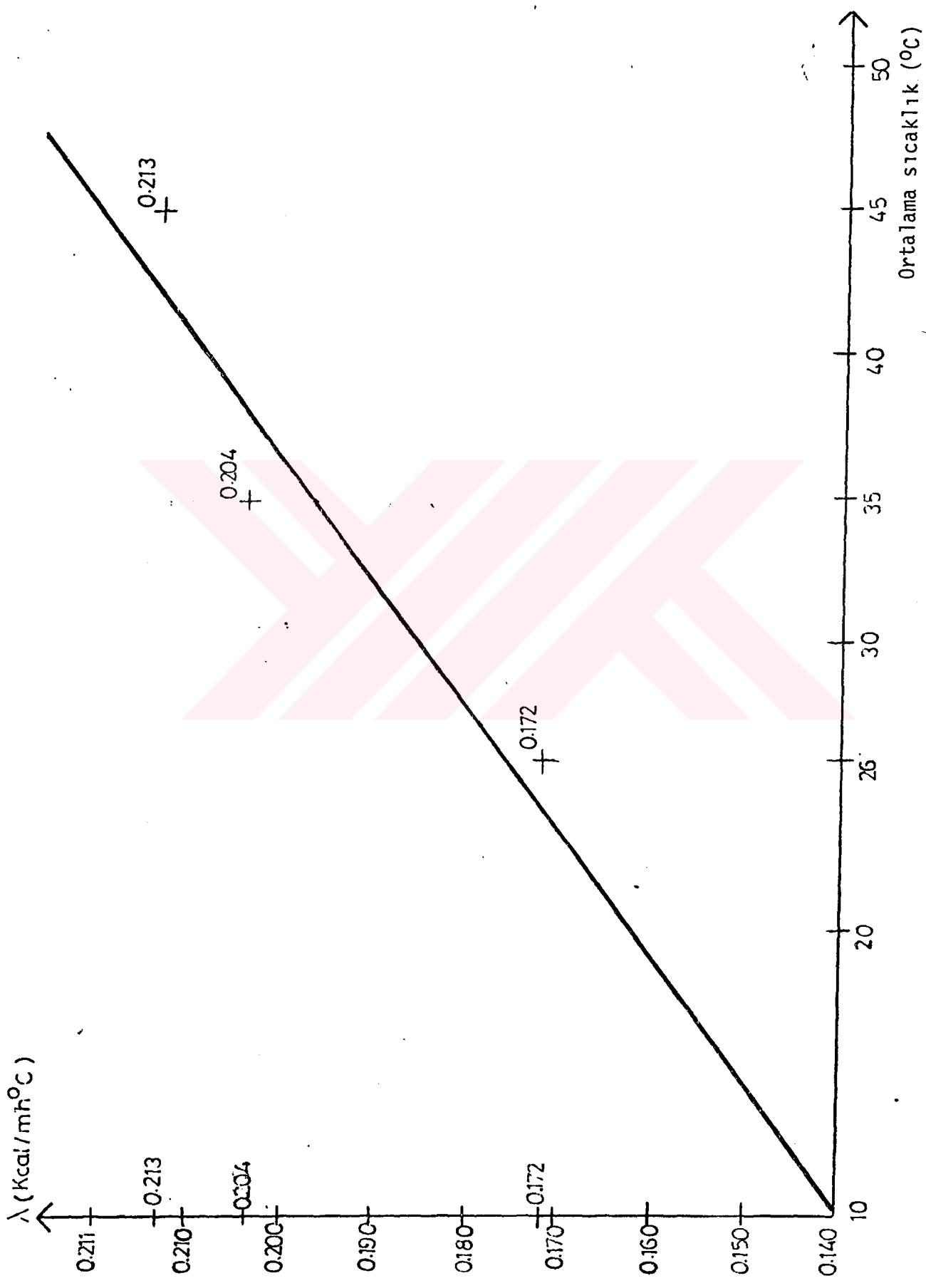
$$\%Z = \%35 \quad (\text{TS } 415^{\circ}\text{den})$$

$$\lambda_h = \lambda_{10K} \left(1 + \frac{Z}{100}\dots\right)$$

$$\lambda_h = 0.13 \times 1.35$$

$$\lambda_h = 0.18 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.18 \times 1.163 = 0.21 \text{ W/mK}$$



MALZEME TÜRÜ : BRİKET

ÖRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÖRNEĞİN BOYUT VE KÜTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	39.23
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	3450
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	75.072
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	1914.15
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	1915.102

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA ŞEKİLİ : Kurutma dolabında normal basınçta

DENEY ÜLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Örnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İsı iletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	33.0	23.0	10.0	28.0	0.36
2	43.0	33.0	10.0	38.0	0.37
3	53.0	43.0	10.0	48.0	0.40

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , Ø 0.32	Kuru durumda λ_{10} , K 0.31
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10} K = \lambda_{10} \text{Ø} / (1 + \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

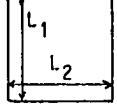
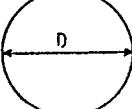
İSI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10°C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği λ_{10}, K kcal/mh°C	TS415 Çizelge 1 sıra 7.b ye göre ekleme Z	λ_{10}, K değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri kcal/mh°C W/mK
0.31	0.36	35	0.42 0.49

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTÜ İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : MUĞLA	Tarih :		
Ürnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar: Figen KARS	Kare	veya Daire
Sıcaklıklar: 23-33 °C			
λ değeri : 0.36 kcal/mh°C		Ort. $L_1 = 250$ mm Ort. $L_2 = 250$ mm	Ort. $D = -$

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $\omega = 0.0022$		
Yüzey alanı m^2	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03923
Hacim m^3	V	0.00245
Kuru ağırlık kg	W	4.692
Birim ağırlık δ_k kg/m³		1915.102
Birim alan ağırlığı kg/m²		75.072
Deney öncesi ağırlık		4692
Deney sonrası ağırlık		4693
Ortalama ağırlık kg/m	W	4693
Su emme miktarı $W_a - W_k$		
Nem oranı $n_q = (W_a - W_k) / W_k$		

Ürnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneysel önce okuma	Deneysel sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d_1 mm	38.14	38.90	38.52	0	38.52
d_2 mm	43.27	38.31	40.79	0	40.79
d_3 mm	41.19	41.22	41.20	0	41.20
d_4 mm	36.12	36.70	36.41	0	36.41

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	11 ⁰⁸ 04	11 ⁴¹ 37	12 ⁰⁹ 45	12 ³⁷ 55	13 ⁰⁸ 54	13 ³⁹ 10	14 ⁰⁸ 05	14 ³⁷ 05	15 ⁰⁵ 50	15 ³⁸ 17	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayıtan okunan E	356. 5138	5510	5795	6076	6400	6705	7002	7580	7823	8139	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	19.3	19.0	18.8	18.6	18.9	18.6	18.7	18.6	18.5	18.5	18.5	
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	
Soğutma lev. giriş t_{k1}	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	23.0	
ΔE	0.0372	0.0285	0.0281	0.0324	0.0305	0.0297	0.0283	0.0243	0.0316	0.1470		
ΔZ	0.55	0.46	0.46	0.51	0.50	0.48	0.48	0.67	0.54	2.44		
$\Delta E/\Delta Z$	0.067	0.061	0.061	0.063	0.061	0.062	0.058	0.051	0.058	0.060	(0.058-0.061)	arası

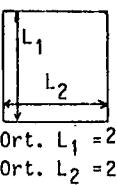
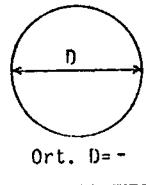
(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 90.06 \quad \lambda = \frac{q d}{\Delta t - q w} = 0.36 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTÜ İNŞAAT MÜHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : MUĞLA	Tarih :	
Örnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar: Figen KARS	Kare veya Daire
Sıcaklıklar: 33-43 °C		
λ değeri : 0.37 kcal/mh°C		

Termostat sıvısı: SU	
Test hacresi direnci: $w = 0.0022$	
Yüzey alanı m^2	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.03923
Hacim m^3	V 0.00246
Kuru ağırlık kg	W 4.692
Birim ağırlık δ_k kg/m^3	
Birim alan ağırlığı kg/m^2	
Deney öncesi ağırlık	4692
Deney sonrası ağırlık	4693
Ortalama ağırlık kg/m^2	4693
Su emme miktarı $W_a - W_k$	
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$	

Örnek yüzeylerinde olusabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d_1 mm	38.14	38.90	38.52		
d_2 mm	43.27	38.31	40.79		
d_3 mm	41.19	41.22	41.20		
d_4 mm	36.12	36.70	36.41		

(* K. Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hata-ları	Saat Z	10 ²⁵ 36	10 ⁵⁵ 31	11 ²⁴ 45	11 ⁵⁴ 36	12 ²⁸ 06	12 ⁵⁶ 12	13 ³² 49	13 ⁵⁷ 10	14 ²⁸ 05	14 ⁵⁸ 05	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
		Sayaçtan okunan E	357 0484	0801	1104	1415	1764	2056	2442	2688	3021	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	18.9	18.9	18.8	19.0	19.0	19.0	18.9	19.0	19.0	19.2	19.2	18.9
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0
Sohutma lev. giriş t_{k1}	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0
Sohutma lev. çıkış t_{k2}	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0	33.0
ΔE	0.0317	0.0303	0.0311	0.0349	0.0292	0.0386	0.0246	0.0336	0.339		0.2204	
ΔZ	0.49	0.48	0.49	0.55	0.46	0.61	0.40	0.51	0.50		3.48	
$\Delta E/\Delta Z$	0.064	0.063	0.063	0.063	0.063	0.063	0.061	0.065	0.067		0.063	(0.061-0.064) arası

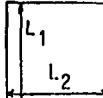
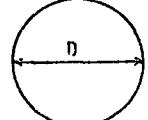
(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 94.68 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.37 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

İ S İ I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : MUGLA	Tarih :		Kare	veya	Daire
Ürnek türü : BRIKET	Deneyi yapanlar:				
Sıcaklıklar: 43-53 °C				Ort. $L_1 = 250 \text{ mm}$	
λ değeri : 0.40 kcal/mh°C				Ort. $L_2 = 250 \text{ mm}$	Ort. $D = -$

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$	
Yüzey alanı m ²	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.03923
Hacim m ³	V 0.00245
Kuru ağırlık kg	W 4.692
Birim ağırlık δ_k kg/m ³	
Birim alan ağırlığı kg/m ²	
Deney öncesi ağırlık	4692
Deney sonrası ağırlık	4693
Ortalama ağırlık kg/m	W 4693
Su emme miktarı $W_a - W_k$	
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$	

Ürnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş değerleri
d_1 mm	38.14	38.90	38.52		
d_2 mm	43.27	38.31	40.77		
d_3 mm	41.19	41.22	41.20		
d_4 mm	36.12	36.70	36.41		

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ⁵³ 13	11 ²³ 20	11 ⁵³ 05	12 ²⁴ 15	12 ⁵⁵ 05	13 ²⁷ 20	13 ⁵⁵ 45	14 ²⁴ 30	14 ⁵⁴ 58	15 ²⁴ 15	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayıtan okunan E	357. 6564	6906	7265	7631	7968	8385	8644	8970	9301	9636	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	17.8	17.2	17.1	17.2	17.0	17.0	17.0	17.1	17.1	17.1	17.1	
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	53.0	
Soğutma lev. giriş t_{k1}	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	43.0	
ΔE	0.0342	0.0359	0.0366	0.0337	0.0417	0.0259	0.0326	0.0331	0.0335	0.1671		
ΔZ	0.50	0.49	0.51	0.51	0.53	0.47	0.47	0.50	0.48	2.46		
$\Delta E/\Delta Z$	0.068	0.073	0.071	0.066	0.078	0.055	0.069	0.066	0.069	0.068	(0.066-0.069)	

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 101.55 \text{ kcal/h} \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.40 \text{ kcal/mh°C}$$

EKSTRAPOLASYON HESABI (MUĞLA)

n	1	2	3	Σ
x	48	38	28	$\Sigma x = 114$
y	0.40	0.37	0.36	$\Sigma y = 1.13$
x^2	2304	1444	784	$\Sigma x^2 = 4532$
xy	19.20	14.06	10.08	$\Sigma xy = 43.34$

$$n \cdot b + \left(\sum_{i=1}^n x_i \right) a = \left(\sum_{i=1}^n y_i \right)$$

$$3b + 114a = 1.13 \quad 1$$

$$\left(\sum_{i=1}^n x_i \right) b + \left(\sum_{i=1}^n x_i^2 \right) a = \left(\sum_{i=1}^n x_i y_i \right)$$

$$114b + 4532a = 43.34 \quad 2$$

1. denklemde

$$3b = 1.13 - 114a \rightarrow b = \frac{1.13 - 114a}{3}$$

2. denklemde b verine konursa;

$$200a = 0.40 \rightarrow a = 0.002$$

$$b = \frac{1.13 - 114 \times 0.002}{3} \rightarrow b = 0.30$$

$$g(x) = ax+b \rightarrow 0.002x + 0.30$$

$$x = 10^{\circ}\text{C} \text{ için}$$

$$g(x) = 0.002 \times 10 + 0.30$$

$$\lambda = 0.32 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

KURU ÖZGÜL AĞIRLIK

$$\text{Malzeme (M)} = 10 \text{ g} = 0.01 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap (M}_1\text{)} = 101.1 \text{ g} = 0.1011 \text{ kg}$$

$$\text{Su + malzeme dolu kap (M}_2\text{)} = 108.2 \text{ g} = 0.1082 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M_1 - M_2} = \frac{0.01}{0.01+0.1011-0.1082}$$

$$\delta = 3.45 \text{ kg/cm}^3 \rightarrow \delta = 3.45 \times 1000 = 3450 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM ALAN AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (m}^2\text{)}}$$

$$= \frac{4.692}{0.0625} = 75.072 \text{ kg/m}^2$$

KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{4.692}{0.00245} = 1915.102 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM HACİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.H.A.} = \frac{\text{Ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{11.656}{0.00609}$$

$$= 1914.15 \text{ kg/m}^3$$

$$1 \quad n_g = \frac{G_r - G_k}{G_k} \cdot 100$$

$$n_g = \frac{4.693 - 4.692}{4.692} \cdot 100$$

$$n_g = 0.021$$

$$2 \quad n_v = \frac{n_g \cdot g_o}{q_s}$$

$$n_v = \frac{0.021 \times 3450}{1000}$$

$$n_v = 0.72$$

$$3 \quad \lambda_{10K} = \frac{\lambda_{100}}{1 + \frac{6 \cdot n_v}{100}}$$

$$\lambda_{10K} = \frac{0.32}{1 + \frac{6 \cdot 0.72}{100}} = 0.31$$

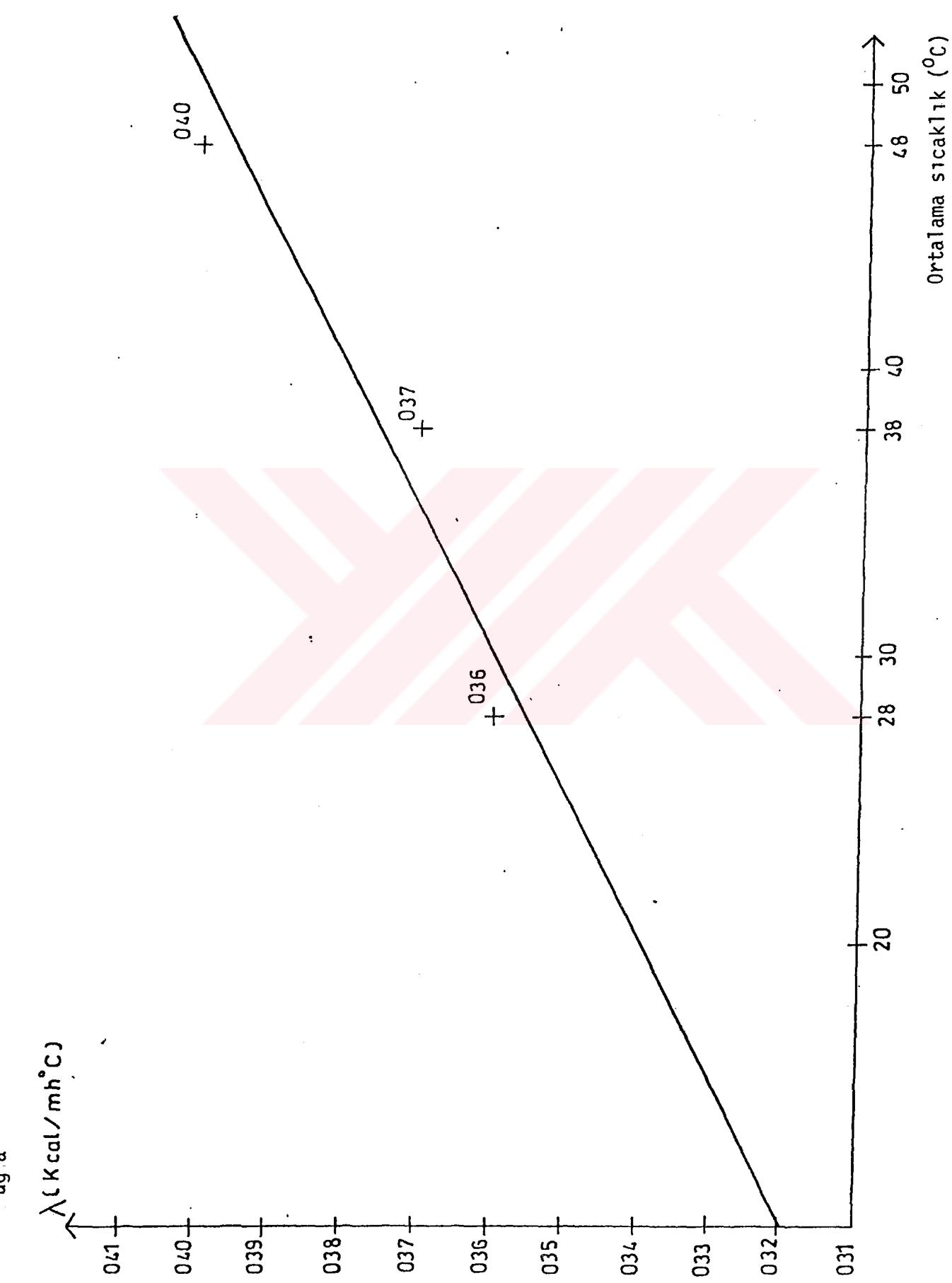
$$4 \quad \%Z = \%35 \text{ (TS 415' den)}$$

$$\lambda_h = \lambda_{10K} \left(1 + \frac{Z}{100} \dots \right)$$

$$\lambda_h = 0.31 \times 1.35$$

$$\lambda_h = 0.42 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.42 \times 1.163 = 0.49 \text{ W/mK}$$



MALZEME TÜRÜ : BRIKET

ÖRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÖRNEĞİN BOYUT VE KOTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	27.36
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	2127.7
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	19.392
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	417
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	708.772

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA ŞEKLİ : Kurutma dolabında normal basınçta
DENEY ÜLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Örnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İsı iletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	31.0	21.0	10.0	26.0	0.16
2	40.0	30.0	10.0	35.0	0.17
3	50.0	40.0	10.0	45.0	0.19

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , Ø	Kuru durumda λ_{10} , K
0.13	0.13
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10}^K = \lambda_{10}^Ø / (1 + \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

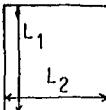
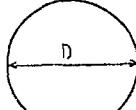
ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10^0C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği $\lambda_{10,K}$	TS415 Çizelge 1 sırada 7.b ye göre eklenme Z	$\lambda_{10,K}$ değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri
kcal/mh°C	W/mK	%	kcal/mh°C W/mK
0.13	0.15	35	0.16 0.19

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

→ YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : SIVAS	Tarih :		
Ürnek türü : BRIKET	Denevi Figen KARS yapanlar:	Kare	veya  Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm
Sıcaklıklar: 21-31 °C		Daire	 Ort. D =
λ değeri : 0.16 kcal/mh°C			

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$	
Yüzey alanı m ²	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.02736
Hacim m ³	V 0.00171
Kuru ağırlık kg	W 1.212
Birim ağırlık δ _k kg/m ³	708.772
Birim alan ağırlığı kg/m ²	19.392
Deney öncesi ağırlık	1.212
Deney sonrası ağırlık	1.215
Ortalama ağırlık kg/m W	1.214
Su emme miktarı W _a -W _k	
Nem oranı n _g =(W _a -W _k)/W _k	

Ürnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyyeden önce okuma	Deneyyeden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d ₁ mm	31.07	31.07	31.7	0	31.07
d ₂ mm	28.71	29.74	29.33	0	29.33
d ₃ mm	21.23	26.43	23.83	0	23.83
d ₄ mm	22.78	27.83	25.30	0	25.30

(* K Güç basamakları sabit; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	11 ⁰⁵ 32	11 ³³ 45	12 ⁰³ 30	12 ³⁶ 50	13 ⁰⁵ 15	13 ³⁵ 10	14 ⁰⁶ 50	14 ³⁶ 40	15 ⁰⁷ 30	15 ³⁷ 30	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	343		2209	2528	2793	3081	3373	3665	3967	4262	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t _R	19.0	16.8	15.8	15.8	15.6	15.4	15.1	14.8	14.8	14.7	15.8	
Kor. ısıt. lev. giriş t _{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0
Kor. ısıt. lev. çıkış t _{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0
Soğutma lev. giriş t _{k1}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0
ΔE	0.0301	0.0296	0.0319	0.0303	0.0265	0.0288	0.0292	0.0302	0.0295	0.181		
ΔZ	0.47	0.49	0.55	0.51	0.50	0.53	0.50	0.51	0.50	3.06		
ΔE/ΔZ	0.064	0.060	0.058	0.059	0.053	0.054	0.058	0.059	0.059	(0.056-0.060) arası		

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 58.52 \quad \lambda = \frac{q d}{\Delta t - q_w} = 0.16 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

ISI İLETKİNLİK DENEYİ

KTÜ İNŞAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : SİVAS	Tarih :		Kare	veya	Daire
Örnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar:	Figen KARS			
Sıcaklıklar: 30-40 °C					
λ değeri : 0.17 kcal/mh°C			Ort. L ₁ = 250 mm	Ort. L ₂ = 250 mm	Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: w = 0.0022	
Yüzey alanı m ²	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.02736
Hacim m ³	V 0.00171
Kuru ağırlık kg	W 1.212
Birim ağırlık δ _k kg/m ³	708.772
Birim alan ağırlığı kg/m ²	19.392
Deney öncesi ağırlık	1.212
Deney sonrası ağırlık	1.215
Ortalama ağırlık kg/m W	1.214
Su emme miktarı W _a -W _k	
Nem oranı n _g =(W _a -W _k)/W _k	

Örnek yüzeylerinde olusabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneydeleniden önce okuma	Deneydeleniden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş d kalınlığı
d ₁ mm	31.07	31.07	31.07	0	31.07
d ₂ mm	28.71	29.74	29.23	0	29.23
d ₃ mm	21.23	26.43	23.83	0	23.83
d ₄ mm	22.78	27.83	25.30	0	25.30

(* K GÜç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ₂₀ ⁰⁰	10 ₁₀ ³¹	11 ₄₅ ⁰⁰	11 ₁₅ ³⁰	11 ₅₅ ⁵⁹	12 ₀₅ ³⁰	13 ₁₅ ⁰⁰	13 ₂₀ ³⁵	14 ₁₀ ⁰⁵	14 ₂₀ ³⁵	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	346 4166	4490	4790	5102	5415	5736	6055	6416	6731	7045	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t _R	14.7	14.8	14.9	14.6	13.2	13.2	13.2	13.2	13.2	13.2	13.4	
Kor.ısıt.lev. giriş t _{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	
Kor.ısıt.lev. çıkış t _{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	
Soğutma lev. giriş t _{k1}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	
ΔE	0.0324	0.0300	0.0312	0.0313	0.0321	0.0319	0.0361	0.0315	0.0314		0.258	
ΔZ	0.51	0.49	0.49	0.49	0.50	0.50	0.58	0.50	0.50		4.07	
ΔE/ΔZ	0.064	0.061	0.064	0.064	0.064	0.064	0.062	0.063	0.063		(0.062-0.064) arası	

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 62.72 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.17 \text{ kcal/mh°C}$$

ISI İLETKENLİK DENEYİ

KTO İNSAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : SİVAS	Tarih :				
Ürnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar: Figen KARS	Kare	L ₁	v veya	Daire
Sıcaklıklar: 40-50 °C		L ₂		D	
λ değeri : 0.19 kcal/mh°C				Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm	Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: ω = 0.0022		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.02736
Hacim m ³	V	0.00171
Kuru ağırlık kg	W	1.212
Birim ağırlık δ _k kg/m ³	708.772	
Birim alan ağırlığı kg/m ²	19.392	
Deney öncesi ağırlık	1.212	
Deney sonrası ağırlık	1.215	
Ortalama ağırlık kg/m	W	1.214
Su emme miktarı W _a -W _k		
Nem oranı n _g =(W _a -W _k)/W _k		

Ürnek yüzeylerinde olusabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş d kalınlığı değerleri
d ₁ mm	31.07	31.07	31.07	0	31.07
d ₂ mm	28.71	29.74	29.33	0	29.33
d ₃ mm	21.23	26.43	23.83	0	23.83
d ₄ mm	22.78	27.83	25.30	0	25.30

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ⁴⁴ 49	11 ¹⁴ 02	11 ⁴⁴ 35	12 ¹⁵ 25	12 ⁴⁵ 55	13 ¹⁷ 04	13 ⁴⁴ 44	14 ¹⁵ 35	14 ⁴⁵ 30	15 ¹⁶ 35	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	349	7191	7533	7895	8235	8597	8939	9256	9611	9972	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t _R	15.3	15.5	15.5	15.5	15.5	15.4	15.4	15.2	15.0	14.7		15.3
Kor. ısıt.lev. giriş t _{w2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0		50.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t _{w2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0		50.0
Sohutma lev. giriş t _{k1}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
Sohutma lev. çıkış t _{k2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
ΔE	0.0297	0.0342	0.0362	0.0340	0.0362	0.0342	0.0317	0.0355	0.0361	0.176		
ΔZ	0.49	0.51	0.51	0.51	0.52	0.46	0.51	0.50	0.52	2.55		
ΔE/ΔZ	0.061	0.067	0.071	0.067	0.070	0.074	0.062	0.071	0.069	(0.066-0.070) arası		

(* (ΔE/ΔZ) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 68.29 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.19 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

T.C. YÜSEKÖĞRETİM KURULU
BİLGİ ANTASYON MERKEZİ

EKSTRAPOLASYON HESABI (SİVAS)

n	1	2	3	Σ
x	26	35	45	$\Sigma x = 106$
y	0.16	0.17	0.19	$\Sigma y = 0.52$
x^2	676	1225	2025	$\Sigma x^2 = 3926$
xy	4.16	5.95	8.55	$\Sigma xy = 18.66$

$$n \cdot b + \left(\sum_{i=1}^n x_i \right) a = \left(\sum_{i=1}^n y_i \right)$$

$$3b + 106a = 0.52 \quad 1$$

$$\left(\sum_{i=1}^n x_i \right) b + \left(\sum_{i=1}^n x_i^2 \right) a = \left(\sum_{i=1}^n x_i y_i \right)$$

$$106b + 3926a = 18.66 \quad 2$$

1. denklemde,

$$3b = 0.52 - 106a \rightarrow b = \frac{0.52 - 106a}{3}$$

2. denklemde b yerine konursa,

$$180.67a = 0.287 \rightarrow a = 0.00159$$

$$b = \frac{0.52 - 106 \times 0.00159}{3} = 0.1172$$

$$g(x) = ax + b \rightarrow 0.00159x + 0.1172$$

$$x = 10^0 \text{ için,}$$

$$g(x) = 0.00159(10) + 0.1172$$

$$\lambda = 0.133 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

KURU ÖZGÜL AĞIRLIK

$$\text{Malzeme (M)} = 10 \text{ g} = 0.01 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap ağırlığı } M_1 = 101.3 \text{ g} = 0.1013 \text{ kg}$$

$$\text{Su + malzeme dolu kabın ağırlığı} = 106.6 \text{ g} = 0.1066 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M + M_1 - M_2} = \frac{0.01}{(0.01+0.1013)-0.1066}$$

$$\delta = 2.1277 \text{ kg/cm}^3 \rightarrow \delta = 2127.7 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM ALAN AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (m}^2\text{)}}$$

$$= \frac{1.212}{0.0625}$$

$$= 19.392 \text{ kg/m}^2$$

KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{1.212}{0.00171}$$

$$= 708.772 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM HACİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.H.A.} = \frac{\text{Ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{3.843}{0.0092}$$

$$= 417 \text{ kg/m}^3$$

SIVAS

$$1 \quad n_g = \frac{G_r - G_k}{G_k} \cdot 100$$

$$n_g = \frac{1.215 - 1.212}{1.212} \cdot 100$$

$$n_g = 0.25$$

$$2 \quad n_v = \frac{n_g \cdot g_o}{q_s}$$

$$n_v = \frac{0.25 \times 2127.7}{1000}$$

$$n_v = 0.532$$

$$3 \quad \lambda_{10K} = \frac{\lambda_{100}}{1 + \frac{6 n_v}{100}}$$

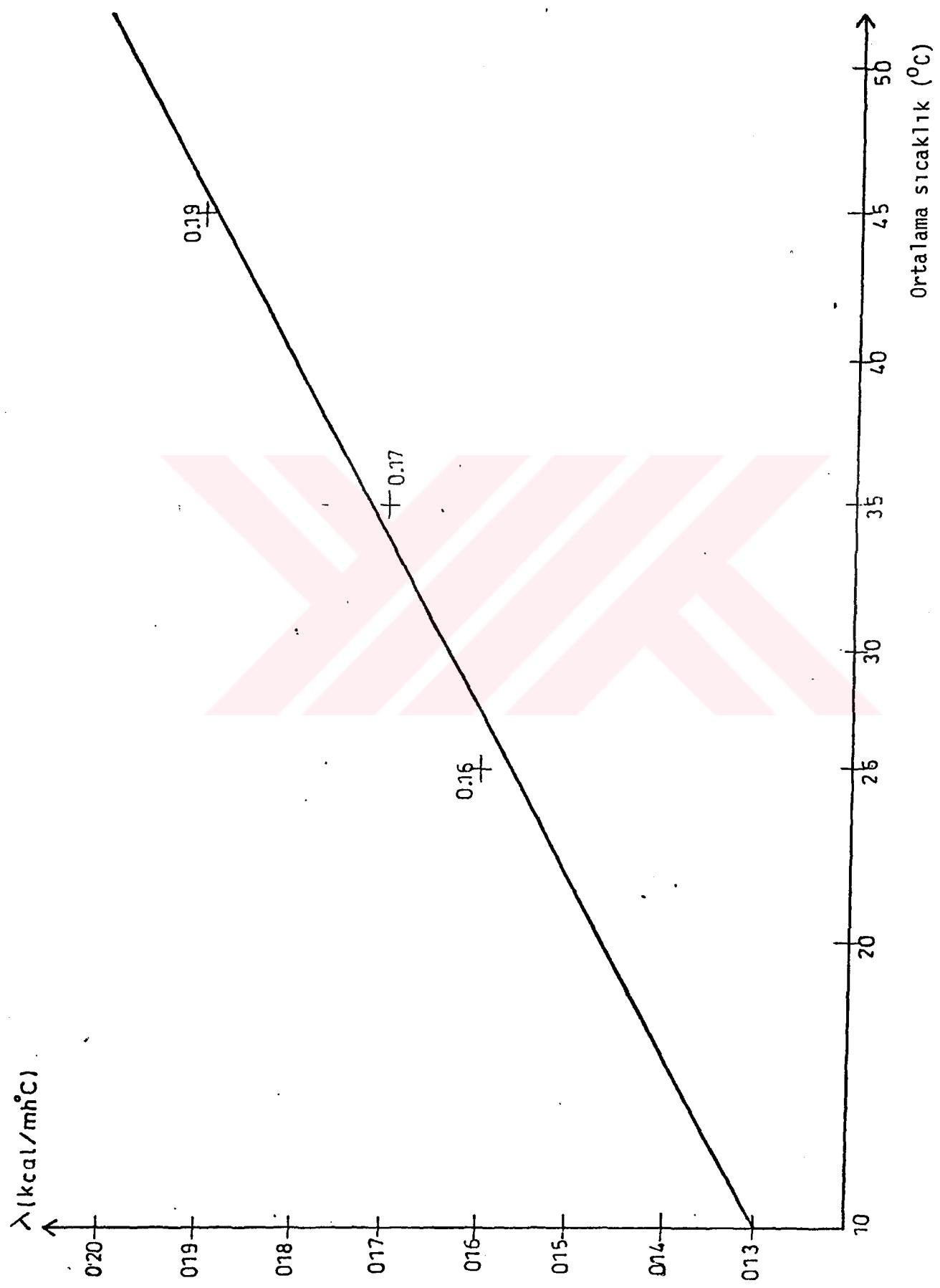
$$\lambda_{10K} = \frac{0.13}{1 + \frac{6 \times 0.532}{1000}} = 0.13$$

$$4 \quad \%Z = \%35 \quad (\text{TS } 415 \text{ 'den})$$

$$\lambda_h = \lambda_{10K} \left(1 + \frac{Z}{100} \dots \right)$$

$$\lambda_h = 0.16 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.19 \text{ W/mK}$$



MALZEME TORU : BRİKET

ÖRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÖRNEĞİN BOYUT VE KOTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	35.50
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	2500
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	22.14
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	475.24
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	626.28

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA ŞEKLİ : Kurutma dolabında normal basınçta

DENEY ÜLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Örnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İsı iletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	31.0	21.0	10.0	26.0	0.15
2	40.0	30.0	10.0	35.0	0.15
3	50.0	40.0	10.0	45.0	0.18

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , Ø	Kuru durumda λ_{10} , K
0.12	0.11
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10} K = \lambda_{10} Ø / (1 + \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

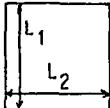
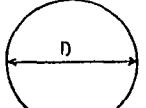
ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10°C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği λ_{10}, K	TS415 Çizelge 1 sıra 7.b ye göre ekleme Z	λ_{10}, K değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri
kcal/mh°C	W/mK	%	kcal/mh°C W/mK
0.11	0.13	35	0.15 0.17

ISI ILETKENLIK DENEYİ

KTO İNSAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : TOKAT	Tarih :			
Ürnek türü : BRIKET	Denevi Figen KARS yapanlar:	Kare	veya	
Sıcaklıklar: 21-31 °C			Daire	
λ değeri : 0150 kcal/mh°C 5		Ort. $L_1 = 250$ mm Ort. $L_2 = 250$ mm	Ort. $D = -$	

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$		
Yüzey alanı m^2	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03550
Hacim m^3	V	0.00221
Kuru ağırlık kg	W	1.3841
Birim ağırlık δ_k kg/m^3	626.28	
Birim alan ağırlığı kg/m^2	22.14	
Denev öncesi ağırlık	1.3941	
Denev sonrası ağırlık	1.404	
Ortalama ağırlık kg/m	W	
Su emme miktarı $W_a - W_k$		
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$		

Ürnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Denevden önce okuma	Denevden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d_1 mm	37.27	37.24	37.25	0	37.25
d_2 mm	36.14	36.12	36.13	0	36.13
d_3 mm	33.50	33.48	33.49	0	33.49
d_4 mm	35.15	35.13	35.14	0	35.14

(* K Güç basamaklı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayıç sabitesini içine alır.)

Güç basamaklı sayısı	Güç basamağı sabiti
1	92.9
2	135.6
3	203.4
4	292.5
5	445.3
6	670.8
7	989.4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6796

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ³⁰ 10	11 ⁰¹ 40	11 ³⁴ 34	12 ⁰¹ 30	12 ³¹ 30	13 ⁰¹ 35	13 ³¹ 40	14 ⁰³ 30	14 ³¹ 55	15 ⁰⁹ 10	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	344										
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	17.2	17.2	17.2	17.2	17.1	17.0	16.7	16.4	16.3	16.3	16.3	16.9
Kor. ısıt. lev. giriş t_{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0
Kor. ısıt. lev. çıkış t_{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0
ΔE	0.0248	0.0248	0.0188	0.0215	0.0217	0.0220	0.0212	0.0194	0.0260	0.1294		
ΔZ	0.53	0.55	0.45	0.50	0.50	0.50	0.53	0.47	0.62	3.04		
$\Delta E/\Delta Z$	0.048	0.045	0.042	0.043	0.044	0.044	0.040	0.042	0.042	0.043	(0.042-0.044)	

(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\Delta E}{\Delta Z} = 42.11 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.151 \text{ kcal/mh°C}$$

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : TOKAT	Tarih :				
Örnek türü : BRIKET	Deneysi Figen KARS	Kare	L ₁	veya	Daire
Sıcaklıklar: 30-40 °C	yapanlar:		L ₂		D
λ değeri : 0.157 kcal/mh°C				Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm	Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $\omega = 0.0022$	
Yüzey alanı m ²	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.03550
Hacim m ³	V 0.00221
Kuru ağırlık kg	W 1.3841
Birim ağırlık δ_k kg/m ³	626.28
Birim alan ağırlığı kg/m ²	22.14
Deney öncesi ağırlık	1.3841
Deney sonrası ağırlık	1.404
Ortalama ağırlık kg/m	W
Su emme miktarı $W_a - W_k$	
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$	

Örnek yüzeylerinde olusabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı defterleri
d ₁ mm	37.27	37.24	37.25	0	37.25
d ₂ mm	36.14	36.12	36.13	0	36.13
d ₃ mm	33.50	33.48	33.49	0	33.49
d ₄ mm	35.15	35.13	35.14	0	35.14

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ³⁵ 00	11 ⁰⁵ 25	11 ³⁶ 35	12 ⁰⁵ 05	12 ³⁶ 30	13 ⁰⁴ 30	13 ³⁶ 15	14 ⁰⁵ 15	14 ³⁵ 30	15 ⁰⁵ 25	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
		Sayactan okunan E	345 0407	0641	0880	1099	1309	1519	1759	1924	2215	2430
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	17.9	17.7	17.6	17.8	17.6	17.5	17.4	17.5	17.8	17.3		17.6
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0		40.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0		30.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0		30.0
ΔE	0.0234	0.0239	0.0210	0.0210	0.0210	0.0240	0.0215	0.0241	0.0215	0.0221	0.401	
ΔZ	0.51	0.52	0.48	0.52	0.47	0.53	0.48	0.50	0.50	0.50	2.48	
$\Delta E/\Delta Z$	0.046	0.046	0.046	0.040	0.045	0.045	0.045	0.048	0.048	0.048	0.044	(0.042-0.045)-arası

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan ± 2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

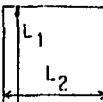
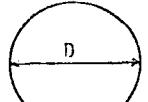
$$\eta \cdot K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 43.92$$

$$\lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.157 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

ISI İLETKENLİK DENEYİ

KTO İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : TOKAT	Tarih :		
Örnek türü : BRIKET	Denevi Figen KARS yapanlar:	Kare	veya Daire
Sıcaklıklar: 40-50 °C			
λ değeri : 0.184 kcal/mh°C		Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm	Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU	
Test hacresi direnci: $w = 0.0022$	
Yüzey alanı m ² A	0.0625
Ortalama kalınlık m d	0.03550
Hacim m ³ V	0.00221
Kuru ağırlık kg W	1.3841
Birim ağırlık δ _k kg/m ³	626.28
Birim alan ağırlığı kg/m ²	22.14
Deney öncesi ağırlık	1.3841
Deney sonrası ağırlık	1.404
Ortalama ağırlık kg/m W	
Su emme miktarı W _a -W _k	
Nem oranı n _g =(W _a -W _k)/W _k	

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan lemas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflanma hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d ₁ mm	37.27	37.24	37.25	0	37.25
d ₂ mm	36.14	36.12	36.13	0	36.13
d ₃ mm	33.50	33.48	33.49	0	33.49
d ₄ mm	35.15	35.13	35.14	0	35.14

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ve çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayıç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ₂₇ ⁴³	11 ₄₃ ¹⁷	11 ₃₂ ⁵²	12 ₀₅ ²⁴	12 ₁₀ ⁵³	13 ₃₅ ²²	13 ₃₀ ⁵²	14 ₁₀ ²²	14 ₃₄ ⁵¹	15 ₃₀ ²¹	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
		Sayaçtan okunan E	350 8108	8410	8689	8949	9200	9451	9710	9965	351 0217	0472
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t _R	16.0	15.5	15.7	15.6	15.5	16.1	16.0	16.0	15.8	15.6		
Kor. ısıt. lev. giriş t _{w2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0
Kor. ısıt. lev. çıkış t _{w2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0
Soğutma lev. giriş t _{k1}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0
ΔE	0.0302	0.0279	0.0260	0.0251	0.0251	0.0259	0.0255	0.0252	0.0255		0.2085	
ΔZ	0.57	0.58	0.52	0.48	0.49	0.49	0.49	0.49	0.49	0.49	4.02	
ΔE/ΔZ	0.052	0.048	0.050	0.052	0.051	0.052	0.052	0.051	0.052		0.0515	

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 51.32 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.184 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

(0.050-0.053) arası

EKSTRAPOLASYON HESABI (TOKAT)

n	1	2	3	Σ
x	26.0	35.0	45.0	$\Sigma x = 106$
y	0.151	0.157	0.184	$\Sigma y = 0.492$
x^2	676	1225	2025	$\Sigma x^2 = 3926$
xy	3.926	5.495	8.280	$\Sigma xy = 17.701$

$$n \cdot b + (\Sigma x) a = (\Sigma y)$$

$$3b + 106 a = 0.492 \quad 1$$

$$(\Sigma x)b + (\Sigma x^2)a = (\Sigma xy)$$

$$106 b + 3926 a = 17.701 \quad 2$$

1. denklemde

$$3b = 0.492 - 106 a \rightarrow b = \frac{0.492 - 106 a}{3}$$

2. denklemde b yerine konursa,

$$106 \frac{0.492 - 106 a}{3} + 3926 a = 17.701$$

$$a = 0.0018$$

$$b = 0.1$$

$$\lambda = g(x) = ax + b \rightarrow x = 10 {}^{\circ}\text{C} \text{ için}$$

$$0.0018 \times 10 + 0.1$$

$$a(x) = \lambda = 0.12$$

KURU ÖZGÜL AĞIRLIK

$$\text{Malzeme } (M) = 10 \text{ g} = 0.01 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap } (M_1) = 101.3 \text{ g} = 0.1013 \text{ kg}$$

$$\text{Su + malzeme dolu kap } (M_2) = 107.3 \text{ g} = 0.1073 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M + M_1 - M_2} = \frac{0.01}{0.01 + 0.1013 - 0.1073}$$

$$\delta = 2.50 \text{ kg/cm}^3 \rightarrow \delta = 2500 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM ALAN AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (m}^2\text{)}}$$

$$= \frac{1.3841}{0.0625}$$

$$= 22.14 \text{ kg/m}^2$$

KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{1.3841}{0.00221}$$

$$= 626.28 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM HACİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.H.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{4.8}{0.0101}$$

$$= 475.24 \text{ kg/m}^3$$

TOKAT

$$1 \quad n_g = \frac{Gr - Gk}{Gk} \cdot 100$$

$$n_g = \frac{1.404 - 1.3941}{1.3941} \cdot 100$$

$$n_g = 0.71$$

$$2 \quad n_v = \frac{n_g \cdot g_o}{q_s}$$

$$n_v = \frac{0.71 \times 2500}{1000} = 1.775$$

$$3 \quad \lambda_{10K} = \frac{\lambda_{10o}}{1 + \frac{6 \cdot n_v}{100}}$$

$$\lambda_{10K} = \frac{0.12}{1 + \frac{6 \times 1.775}{100}} = 0.11$$

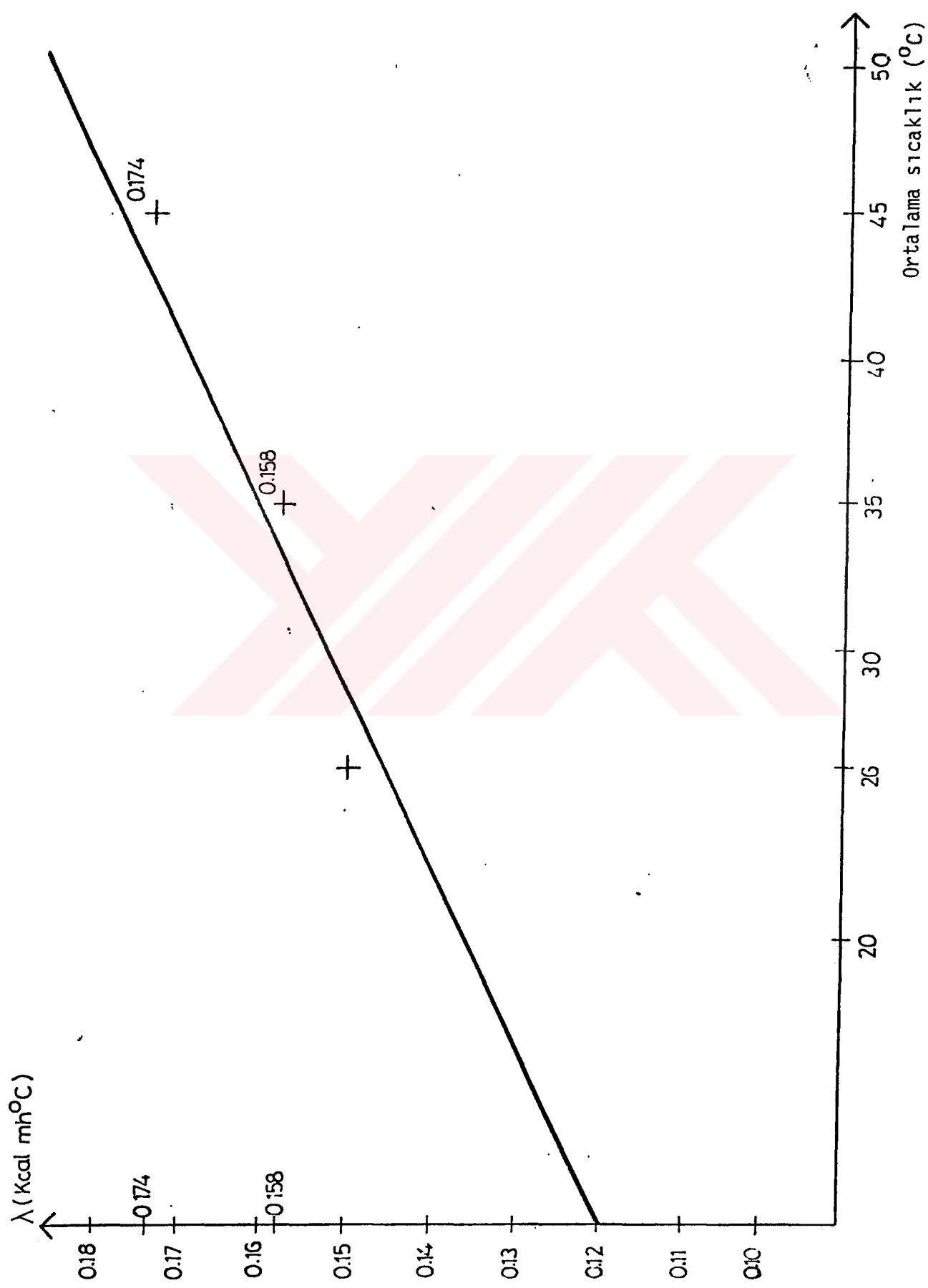
$$4 \quad \%Z = \%35$$

$$\lambda_h = \lambda_{10K} \left(1 + \frac{Z}{100} \dots \right)$$

$$\lambda_h = 0.11 \times 1.35$$

$$\lambda_h = 0.15 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.15 \times 1.163 = 0.17 \text{ W/mK}$$



MALZEME TÜRÜ : BRİKET

ÖRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÖRNEĞİN BOYUT VE KÜTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	30.08
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	2127
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	20.57
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	390
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	683.989

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA ŞEKLİ : Kurutma dolabında normal basınçta

DENEY ÖLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Örnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İsı iletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	31.0	21.0	10.0	26.0	0.161
2	40.0	30.0	10.0	35.0	0.191
3	50.0	40.0	10.0	45.0	0.207

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , Ø	Kuru durumda λ_{10} , K
0.12	0.12
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10} K = \lambda_{10} Ø / (1 + \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

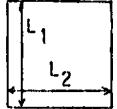
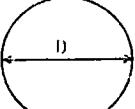
ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10^0C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği λ_{10}, K	TS415 Çizelge 1 sıra 7.b ye göre ekleme Z	λ_{10}, K değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri
kcal/mh°C	W/mK	%	kcal/mh°C W/mK
0.12	0.14	35	0.16 0.19

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

→ YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : TRABZON	Tarih :		
Örnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar: Figen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 21-31 °C			
λ değeri : 0.16 kcal/mh°C		Ort. $L_1 = 250$ mm Ort. $L_2 = 250$ mm	Ort. $D = -$

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$		
Yüzey alanı m^2	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03008
Hacim m^3	V	0.00188
Kuru ağırlık kg	W	1.2859
Birim ağırlık δ_k kg/m^3		683.989
Birim alan ağırlığı kg/m^2		20.57
Deney öncesi ağırlık		1.2859
Deney sonrası ağırlık		1.2897
Ortalama ağırlık kg/m	W	1.2878
Su emme miktarı $W_a - W_k$		
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$		

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı
					değerleri
d ₁ mm	28.43	28.44	28.44	0	28.44
d ₂ mm	32.15	32.16	32.16	0	32.16
d ₃ mm	31.21	31.21	31.21	0	31.21
d ₄ mm	28.50	28.55	28.52	0	28.52

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hata-ları	Saat Z	11 ⁰⁰ ₃₁	11 ³¹ ₃₀	12 ⁰¹ ₃₅	12 ³¹ ₁₅	13 ⁰¹ ₀₀	13 ³¹ ₁₀	14 ⁰¹ ₀₀	14 ³¹ ₀₅	15 ⁰¹ ₂₅	15 ³¹ ₀₅	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
		Sayactan okunan E	344	2816	3095	3337	3594	3857	4118	4405	4688	4960
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	17.3	17.3	17.4	17.2	17.0	16.7	16.5	16.5	16.3	16.1		16.8
Kor.ısıt.lev. giriş t_{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0		31.0
Kor.ısıt.lev. çıkış t_{w2}	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0	31.0		31.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0		21.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0	21.0		21.0
ΔE	0.0288	0.0269	0.0252	0.0257	0.0263	0.0261	0.0287	0.0283	0.0272		0.1338	
ΔZ	0.51	0.50	0.51	0.49	0.50	0.49	0.50	0.50	0.49		2.49	
$\Delta E/\Delta Z$	0.055	0.054	0.051	0.052	0.053	0.053	0.057	0.057	0.056		0.054	

(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

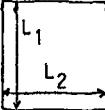
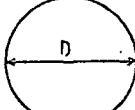
$$\eta = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 53.17 \quad \lambda = \frac{q d}{\Delta t - q w} = 0.161 \text{ kcal/mh°C}$$

(0.053-0.055)-arası

ISI İLETKİNLİK DENEYİ

KTO İNŞAAT MOHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : TRABZON	Tarih :			
Örnek türü : BRIKET	Deneyi yapanlar:	Figen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 30-40 °C				Daire 
λ değeri : 0.19 kcal/mh°C			Ort. $L_1 = 250$ mm Ort. $L_2 = 250$ mm	Ort. $D = -$

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$		
Yüzey alanı m ²	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03008
Hacim m ³	V	0.00188
Kuru ağırlık kg	W	1.2859
Birim ağırlık δ_k kg/m ³		683.989
Birim alan ağırlığı kg/m ²		20.57
Deney öncesi ağırlık		1.2859
Deney sonrası ağırlık		1.2897
Ortalama ağırlık kg/m W		1.2878
Su emme miktarı $W_a - W_k$		
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$		

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d_1 mm	28.43	28.44	28.44	0	28.44
d_2 mm	32.15	32.16	32.16	0	32.16
d_3 mm	31.21	31.21	31.21	0	31.21
d_4 mm	28.50	28.55	28.52	0	28.52

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyülüklünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

Güç basamağı	Güç basamağı sabiti
1	92.9
2	135.6
3	203.4
4	292.5
5	445.3
6	670.8
7	989.4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6796

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	11 ⁰⁵ 05	11 ³⁵ 15	12 ⁰⁵ 00	12 ³⁵ 15	13 ⁰⁵ 00	13 ³⁵ 20	14 ⁰⁵ 20	14 ³⁵ 00	15 ⁰⁵ 20	15 ³⁵ 00	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	345 4559		5136	5423	5744	6036	6346	6626	6934	7222	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	19.2	18.4	18.7	18.4	18.3	18.3	18.1	18.2	18.0	18.0	18.0	
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0
Sohutma lev. giriş t_{k1}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0
Sohutma lev. çıkış t_{k2}	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0	30.0
ΔE	0.0280	0.0290	0.0287	0.0321	0.0292	0.0310	0.0290	0.0308	0.0308	0.0308	0.0308	0.2047
ΔZ	0.50	0.49	0.50	0.49	0.50	0.50	0.49	0.50	0.50	0.49	0.49	3.48
$\Delta E/\Delta Z$	0.057	0.058	0.056	0.064	0.058	0.061	0.056	0.060	0.060	0.062	0.059	(0.056-0.061) arası

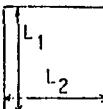
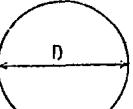
(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 61.69 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.191 \text{ kcal/mh°C}$$

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : TRABZON	Tarih :		Kare	veya	Daire
Örnek türü : BRIKET	Denevi Figen KARS yapanlar:				
Sıcaklıklar: 40-50 °C				Ort. L ₁ = 250 mm	
λ değeri : 0.21 kcal/mh°C				Ort. L ₂ = 250 mm	Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $\omega = 0.0022$	
Yüzey alanı m ² A	0.0625
Ortalama kalınlık m d	0.03008
Hacim m ³ V	0.00188
Kuru ağırlık kg W	1.2859
Birim ağırlık δ _k kg/m ³	638.989
Birim alan ağırlığı kg/m ²	20.57
Deney öncesi ağırlık	1.2859
Deney sonrası ağırlık	1.2897
Ortalama ağırlık kg/m W	1.2878
Su emme miktarı W _a -W _k	
Nem oranı n _q = (W _a -W _k)/W _k	

Örnek yüzeylerinde olusabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d ₁ mm	28.43	28.44	28.44	0	28.44
d ₂ mm	32.15	32.16	32.16	0	32.16
d ₃ mm	31.21	31.21	31.21	0	31.21
d ₄ mm	28.50	28.55	28.52	0	28.52

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirmeye katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayıç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	11 ⁰¹ 34	11 ³² 16	12 ⁰¹ 10	12 ³¹ 10	13 ⁰¹ 55	13 ³² 55	14 ⁰⁰ 30	14 ³⁰ 30	14 ⁵⁹ 45	15 ³¹ 30	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	350 2804	3145	34.85	3836	4171	4525	4839	5172	5519	5879	
Musluk suyu sıcaklığı t _R												
Oda sıcaklığı t _R	16.5	16.7	16.6	16.2	16.1	15.9	15.5	15.6	15.5	15.5	15.5	16.0
Kor. ısıt. lev. giriş t _{w2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0
Kor. ısıt. lev. çıkış t _{w2}	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0	50.0
Sıçratma lev. giriş t _{k1}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0
Sıçratma lev. çıkış t _{k2}	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0	40.0
ΔE	0.0341	0.0340	0.0351	0.0335	0.0354	0.0314	0.0330	0.0341	0.0360	0.0366		
ΔZ	0.51	0.48	0.50	0.51	0.51	0.45	0.50	0.48	0.52	4.46		
ΔE/ΔZ	0.066	0.070	0.070	0.066	0.068	0.068	0.066	0.070	0.070	0.068	(0.066-0.070)	arası

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan ±2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 68.02 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.207 \text{ kcal/mh°C}$$

EKSTRAPOLASYON HESABI (TRABZON)

n	1	2	3	Σ
x	26	35	45	$\Sigma x = 106$
y	0.16	0.19	0.21	$\Sigma y = 0.56$
x^2	676	1225	2025	$\Sigma x^2 = 3926$
xy	4.16	6.65	9.45	$\Sigma xy = 20.26$

$$n \cdot b + \left(\sum_{i=1}^n x_i \right) a = \left(\sum_{i=1}^n y_i \right)$$

$$3b + 106a = 0.56 \quad 1$$

$$\left(\sum_{i=1}^n x_i \right) b + \left(\sum_{i=1}^n x_i^2 \right) a = \left(\sum_{i=1}^n x_i y_i \right)$$

$$106b + 3926a = 20.26 \quad 2$$

1. denklemde,

$$3b = 0.56 - 106a \quad \rightarrow \quad b = \frac{0.56 - 106a}{3}$$

2. denklemde b yerine konursa:

$$181a = 0.47 \quad \rightarrow \quad a = 0.0026$$

$$b = \frac{0.56 - 106 \times 0.0026}{3} = 0.095$$

$$g(x) = ax + b = 0.0026x + 0.095$$

$x = 10^0\text{C}$ için,

$$g(x) = 0.0026 (10) + 0.095$$

$$g(x) = 0.121 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

KURU ÖZGÜL AĞIRLIK

$$\text{Malzeme } (M) = 10 \text{ g} = 0.01 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap } (M_1) = 101.3 \text{ g} = 0.1013 \text{ kg}$$

$$\text{Su + malzeme dolu kap } (M_2) = 106.6 \text{ g} = 0.1066 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M + M_1 - M_2}$$

$$\delta = \frac{0.01}{0.01 + 0.1013 - 0.1066} = \frac{0.01}{0.0047}$$

$$\delta = 2.127 \text{ kg/cm}^3 \rightarrow \delta = 2.127 \times 1000 = 2127 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM ALAN AĞIRLIĞI

$$\text{K.B.A.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (m}^2\text{)}}$$

$$= \frac{1.2859}{0.0625}$$

$$= 20.57 \text{ kg/m}^2$$

KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{1.84}{0.00188}$$

$$= 683.989 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM HACİM AĞIRLIĞI

$$\text{K.B.H.A.} = \frac{\text{Ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{2.966}{0.0076}$$

$$= 390 \text{ kg/m}^3$$

TRABZON

1

$$n_g = \frac{G_r - G_k}{G_k} 100$$

$$n_g = \frac{1.2897 - 1.2859}{1.2859} 100$$

$$n_g = 0.29$$

2

$$n_v = \frac{n_g g_o}{q_s}$$

$$n_v = \frac{0.29 \times 2127}{1000}$$

$$n_v = 0.617$$

3

$$\lambda_{10K} = \frac{\lambda_{10o}}{1 + \frac{6}{100} n_v}$$

$$\lambda_{10K} = \frac{0.12}{1 + \frac{6 \times 0.617}{100}} = 0.12$$

4

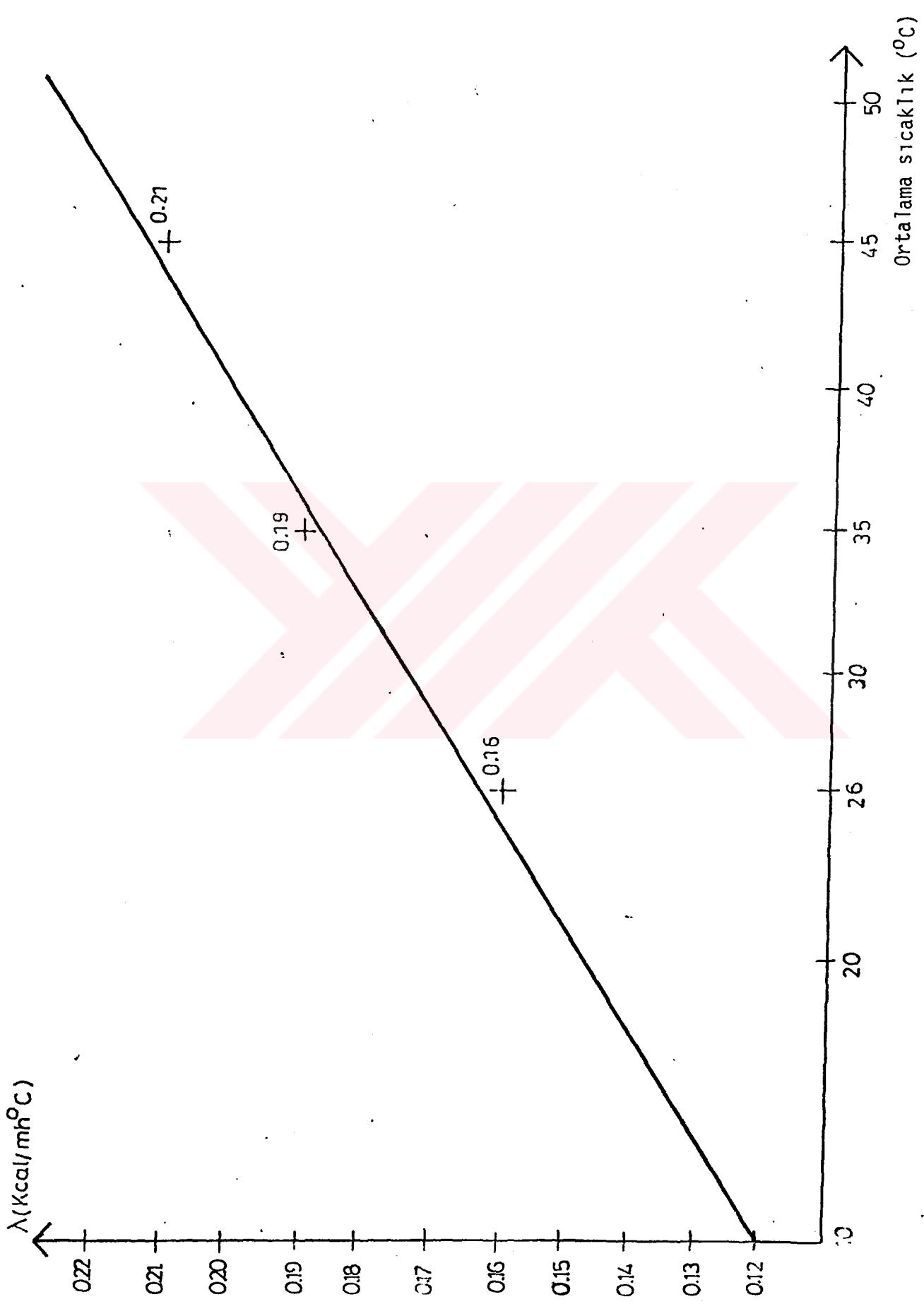
$$\%Z = \%35 \quad (\text{TS } 415 \text{ den})$$

$$\lambda_h = \lambda_{10K} \left(1 + \frac{Z}{100} \dots \right)$$

$$\lambda_h = 0.12 \times 1.35$$

$$\lambda_h = 0.16 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.16 \times 1.163 = 0.19 \text{ W/mK}$$



MALZEME TORU : BRIKET

ÖRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÖRNEĞİN BOYUT VE KOTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	33.28
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	1750
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	26.448
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	2123
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	794.71

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA ŞEKLİ : Kurutma dolabında normal basınçta

DENEY ÖLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Örnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İsı iletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	36.0	26.0	10.0	31	0.17
2	45.0	35.0	10.0	40	0.17
3	55.0	45.0	10.0	50	0.18

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , δ	Kuru durumda λ_{10} , K
0.16	0.15
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10}^K = \lambda_{10} \delta / (1 + \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

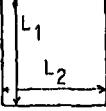
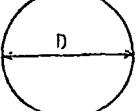
ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10°C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği λ_{10}, K	TS415 Çizelge 1 sıra 7.b ye göre eklenme Z	λ_{10}, K değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri
kcal/mh°C	W/mK	%	kcal/mh°C W/mK
0.15	0.17	35	0.20 0.23

ISI ILETKENLIK DENEYI

KTO İNSAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : HAFIF	Tarih :	
Ürnek türü : BRIKET	Denevi Figen KARS yapanlar:	Kare veya Daire
Sıcaklıklar: 36-26 °C		 
λ değeri : 0.17 kcal/mh°C		Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm Ort. D =

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $\omega = 0,0022$	
Yüzey alanı m ² A	0.0625
Ortalama kalınlık m d	0.03328
Hacim m ³ V	0.00208
Kuru ağırlık kg W	1.653
Birim ağırlık δ_k kg/m ³	
Birim alan ağırlığı kg/m ²	
Denev öncesi ağırlık	1.653
Denev sonrası ağırlık	1.664
Ortalama ağırlık kg/m W	1.659
Su emme miktarı W _a -W _k	
Nem oranı n _g = (W _a -W _k)/W _k	

Ürnek yüzeylerinde ulaşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Denevden önce okuma	Denevden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d ₁ mm	34.46	34.50	34.48	0	34.48
d ₂ mm	33.10	32.38	32.74	0	32.74
d ₃ mm	32.58	31.70	32.14	0	32.14
d ₄ mm	34.27	33.24	33.76	0	33.76

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayıç sabitesini içine alır.)

Güç basamağı	Güç basamağı sabiti
1	92.9
2	135.6
3	203.4
4	292.5
5	445.3
6	670.8
7	989.4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6796

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	10 ³⁰ 20	11 ⁰⁰ 10	11 ³⁰ 05	12 ⁰⁰ 10	12 ³⁶ 35	13 ⁰⁰ 25	13 ³¹ 30	14 ⁰⁰ 10	14 ³⁰ 50	15 ⁰⁰ 05	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	358 3797	4065	4316	4567	4873	5065	5340	5556	5805	6017	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t _R	20.4	20.7	20.7	21.0	21.0	21.0	21.0	22.0	22.0	22.0	22.0	21.0
Kor. ısıt.lev. giriş t _{w2}	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t _{w2}	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0
Sofutma lev. giriş t _{k1}	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0
Soğutma lev. çıkış t _{k2}	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0
ΔE	0.0258	0.0251	0.0251	0.0306	0.0192	0.0275	0.0216	0.0249	0.0212	0.1249		
ΔZ	0.49	0.49	0.50	0.60	0.39	0.51	0.47	0.51	0.48	2.49		
ΔE/ΔZ	0.054	0.050	0.050	0.050	0.049	0.053	0.045	0.048	0.044	0.049	(0.048-0.050)	arası

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$\eta = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 49.63 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.17 \text{ kcal/mh°C}$$

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y İ

KTO İNŞAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Ürnek no : HAFIF	Tarih :	Deneyi Figen KARS yapanlar:	Kare	veya	Daire
Ürnek türü : BRIKET	Sıcaklıklar: 35-45 °C				
λ değeri : 0.17 kcal/mh°C					
				Ort. $L_1 = 250$ mm Ort. $L_2 = 250$ mm	Ort. $D = -$

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$	
Yüzey alanı m^2	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	δ 0.03328
Hacim m^3	V
Kuru ağırlık kg	W
Birim ağırlık δ_k kg/m^3	
Birim alan ağırlığı kg/m^2	
Deney öncesi ağırlık	1.653
Deney sonrası ağırlık	1.664
Ortalama ağırlık kg/m	W 1.659
Su emme miktarı $W_a - W_k$	
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$	

Ürnek yüzeylerinde olusabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflandırma hatası	Düzeltilmiş değerler
d_1 mm	34.46	34.50	34.48	0	34.48
d_2 mm	33.10	32.38	32.74	0	32.74
d_3 mm	32.58	31.70	32.14	0	32.14
d_4 mm	34.27	33.24	33.76	0	33.76

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hata- ları	Saat Z	11 ²⁷ ₂₇	12 ⁰³ ₅₀	12 ²⁵ ₅₀	12 ⁵⁵ ₂₅	13 ²⁵ ₂₅	13 ⁵⁵ ₂₅	14 ²⁵ ₂₅	14 ⁵⁵ ₂₅	15 ³⁰ ₀₀	16 ⁰⁰ ₂₀	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayaçtan okunan E	361 6320	6626	6805	7060	7319	7574	7829	8087	8399	8633	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	24.0	24.1	24.1	24.1	24.1	24.0	24.0	24.0	24.0	24.0	24.0	24.0
Kor.ısıt.lev. giriş t_{w2}	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0
Kor.ısıt.lev. çıkış t_{w2}	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0
ΔE	0.0306	0.0179	0.0255	0.0339	0.0255	0.0255	0.0258	0.0312	0.0334	0.1329		
ΔZ	0.60	0.36	0.49	0.50	0.50	0.50	0.50	0.57	0.50	2.59		
$\Delta E/\Delta Z$	0.051	0.049	0.052	0.066	0.051	0.051	0.051	0.054	0.046	0.052		

(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

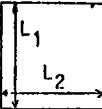
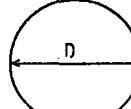
$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 50.77 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{At - q \cdot w} = 0.17 \text{ kcal/mh°C}$$

(0.051-0.053) arası

ISI İLETKENLİK DENEYİ

KTO İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

- YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : HAFIF	Tarih :		
Örnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar: Figen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 45-55 °C			Daire
λ değeri : 0.18 kcal/mh°C			

Ort. $L_1 = 250$ mm
Ort. $L_2 = 250$ mm
Ort. $D = -$

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$	
Yüzey alanı m^2	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.03328
Hacim m^3	V
Kuru ağırlık kg	W
Birim ağırlık δ_k kg/m ³	
Birim alan ağırlığı kg/m ²	
Deney öncesi ağırlık	1.653
Deney sonrası ağırlık	1.664
Ortalama ağırlık kg/m	W 1.659
Su emme miktarı $W_a - W_k$	
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$	

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hataları	Düzeltilmiş kalınlığı değerleri
d_1 mm	34.46	34.50	34.48	0	34.48
d_2 mm	33.10	32.38	32.74	0	32.78
d_3 mm	32.58	31.70	32.14	0	32.14
d_4 mm	34.27	33.24	33.76	0	33.76

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	11 ⁴⁰ ₂₀	12 ¹¹ ₄₀	12 ⁴⁰ ₁₀	13 ¹⁰ ₂₀	13 ⁴⁰ ₄₅	14 ¹⁰ ₂₀	14 ⁴⁰ ₂₀	15 ¹⁰ ₄₈	15 ⁴³ ₁₅	16 ¹⁰ ₅₂	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayactan okunan E	361 1595	1877	2128	2394	2663	2911	3177	3425	3714	3959	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	23.5	23.6	23.8	23.9	23.9	24.1	24.2	24.4	24.4	24.4	24.4	24.0
Kor.ısıt.lev. giriş t_{w2}	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0
Kor.ısıt.lev. çıkış t_{w2}	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0
ΔE	0.0282	0.0251	0.0266	0.0269	0.0248	0.0266	0.0248	0.0289	0.0245		0.1586	
ΔZ	0.52	0.47	0.50	0.50	0.49	0.50	0.50	0.54	0.46		2.97	
$\Delta E/\Delta Z$	0.054	0.053	0.053	0.053	0.050	0.053	0.049	0.053	0.053		0.052	

(* ($\Delta E/\Delta Z$) oranlarından en az bes tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$\eta = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 52.83 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q_w} = 0.18 \text{ kcal/mh°C}$$

(0.051-0.053) arası

EKSTRAPOLASYON HESABI (HAFİF)

n	1	2	3	Σ
x	31	40	50	$\Sigma x = 121$
y	0.17	0.17	0.18	$\Sigma y = 0.52$
x^2	961	1600	2500	$\Sigma x^2 = 5061$
xy	5.27	6.80	9.00	$\Sigma xy = 21.07$

$$n \cdot b + (\Sigma x) a = (\Sigma y)$$

$$3b + 121 a = 0.52 \quad 1$$

$$(\Sigma x) b + (\Sigma x^2) a = (\Sigma xy)$$

$$121 b + 5061 a = 21.07 \quad 2$$

1. denklemde,

$$3b = 0.52 - 121 a \rightarrow b = \frac{0.52 - 121 a}{3}$$

2. denklemde b yerine konursa,

$$121 \frac{0.52 - 121 a}{3} + 5061 a = 21.07 \quad a = 0.0006 \\ b = 0.149$$

$$g(x) = \lambda = ax + b = 0.0006x + 0.149$$

$x = \lambda = 10^0 C$ için:

$$g(x) = 0.0006 \times 10 + 0.143$$

$$\lambda = 0.16 \text{ kcal/mh}^0 C$$

KURU ÖZGÜL AĞIRLIK

$$\text{Malzeme (M)} = 10 \text{ g} = 0.01 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap (M}_1\text{)} = 101.1 \text{ g} = 0.1011 \text{ kg}$$

$$\text{Su + malzeme dolu kap (M}_2\text{)} = 105.4 \text{ g} = 0.1054 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M + M_1 - M_2} = \frac{0.01}{0.01 + 0.1011 - 0.1054}$$

$$\delta = 1.75 \text{ kg/cm}^3 \rightarrow \delta = 1.75 \times 1000 = 1750 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM ALAN AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (m}^2\text{)}}$$

$$= \frac{1.653}{0.0625}$$

$$= 26.448 \text{ kg/m}^2$$

KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{1.653}{0.00208}$$

$$= 794.71 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM HACİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.H.A.} = \frac{\text{Ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= 2123 \text{ Kg/m}^3$$

HAFİF

1

$$n_g = \frac{G_r - G_k}{G_k} 100$$

$$n_g = \frac{1.664 - 1.653}{1.653} 100$$

$$n_g = 0.665$$

2

$$n_v = \frac{n_g \cdot g_o}{q_s}$$

$$n_v = \frac{0.665 \times 1750}{1000}$$

$$n_v = 1.164$$

3

$$\lambda_{10K} = \frac{\lambda_{10} \ddot{o}}{1 + \frac{6 \cdot n_v}{100}}$$

$$\lambda_{10K} = \frac{0.16}{1 + \frac{6 \times 1.164}{100}} = 0.15$$

4

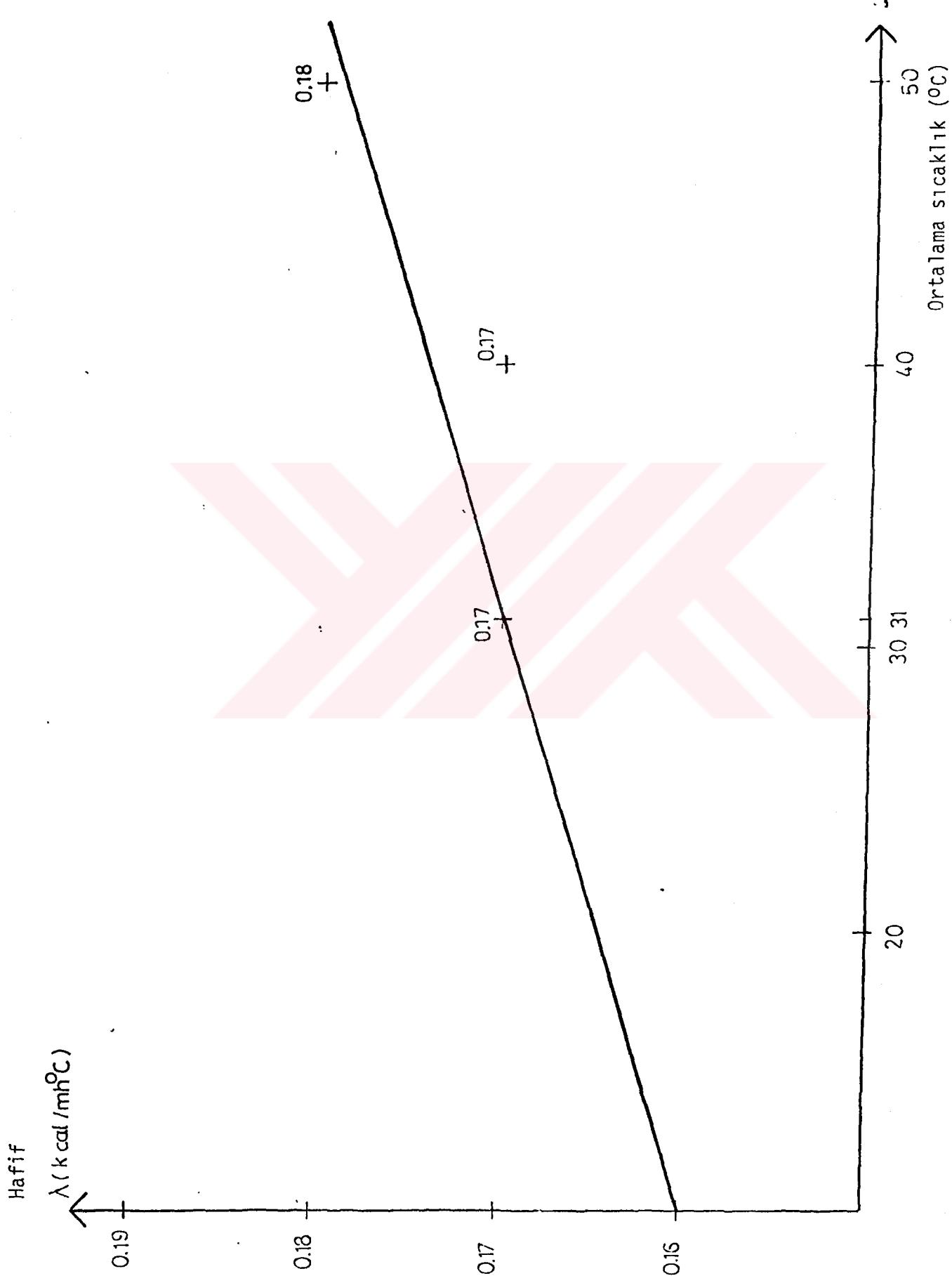
$$\%Z = \%35 \quad (\text{TS } 415 \text{ 'den})$$

$$\lambda_h = \lambda_{10K} \left(1 + \frac{Z}{100} \dots \right)$$

$$\lambda_h = 0.15 \times 1.35$$

$$\lambda_h = 0.20 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.20 \times 1.163 = 0.23 \text{ W/mK}$$



MALZEME TÜRÜ : BRIKET

ÖRNEĞİN ÖZELLİKLERİ : Briketten 250 mm lik bir kare oluşturulmuş, alt ve üst yüzeyleri taşlanarak düzgün hale getirilmiştir.

ÖRNEĞİN BOYUT VE KOTLE ÖZELLİKLERİ

	Birim	Değerler
Boy/Çap	mm	250
Genişlik	mm	250
Deneydeki kalınlık	mm	34.15
Kuru özgül ağırlığı	kg/m ³	2500
Kuru birim alan ağırlığı	kg/m ²	51.68
Kuru birim hacim ağırlığı	kg/m ³	-
Kuru birim ağırlık	kg/m ³	1615

KURUTMA SICAKLIĞI : 105 °C

KURUTMA ŞEKLİ : Kurutma dolabında normal basınçta
DENYEY ÜLÇÜ DEĞERLERİ

Deney No	Örnek yüzeylerinin ortalama sıcaklığı		Ortalama sıcaklık farkı °C	Ortalama sıcaklık °C	İsı iletkenlik değeri kcal/mh °C
	Sıcak yüz °C	Soğuk yüz °C			
1	36.0	26.0	10.0	31.0	0.24
2	45.0	35.0	10.0	40.0	0.28
3	55.0	45.0	10.0	50.0	0.29

10 °C Ortalama sıcaklıkta ısı iletkenliği

Nemli durumda λ_{10} , Ø	Kuru durumda λ_{10} , K
0.19	0.18
Ekstrapolasyonla	$\lambda_{10}^K = \lambda_{10} \text{ Ø} / (1 + \frac{60v}{100})$ ilişkisinden

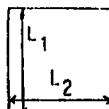
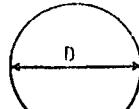
ISI İLETKENLİK HESAP DEĞERLERİ

10°C Ort. sıcaklıkta kuru durumda ısı iletkenliği λ_{10} , K	TS415 Çizelge 1 sırada 7.b ye göre eklenme Z	λ_{10}, K değerine eklenen Z ile birlikte λ_h	TS825'e Esas Hesap Değeri
kcal/mh°C	W/mK	%	kcal/mh°C W/mK
0.18	0.21	35	0.24 0.28

I S I I L E T K E N L I K D E N E Y I

KTO İNŞAAT MÜHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : AĞIR	Tarih :			
Örnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar:	Kare		veya
Sıcaklıklar: 36-26 °C		Daire		
λ değeri :				Ort. L ₁ = 250 mm Ort. L ₂ = 250 mm Ort. D = -

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$	
Yüzey alanı m ²	A 0.0625
Ortalama kalınlık m	d 0.03415
Hacim m ³	V 0.0020
Kuru ağırlık kg	W 3.230
Birim ağırlık δ_k kg/m ³	
Birim alan ağırlığı kg/m ²	
Deney öncesi ağırlık	3.230
Deney sonrası ağırlık	3.239
Ortalama ağırlık kg/m	W 3.235
Su emme miktarı $W_a - W_k$	
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$	

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflandırma hatası	Düzeltilmiş kalınlılıkları	
					d ₁ mm	d ₂ mm
	33.40	32.20	33.30	0	33.30	
	32.58	32.38	32.40	0	32.48	
	31.10	31.10	31.10	0	31.10	
	32.27	31.18	31.73	0	31.73	

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Güç basamağı	Güç basamağı sabiti
1	92.9
2	135.6
3	203.4
4	292.5
5	445.3
6	670.8
7	989.4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6796

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	11 05 15	11 38 30	12 07 15	12 38 35	13 06 05	13 35 35	14 05 55	14 35 55	15 07 05	15 38 00	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
		Sayaçtan okunan E	358. 6918	7365	7734	8185	8481	8892	9212	9590	9987	
	Musluk suyu sıcaklığı											
	Oda sıcaklığı t_R	20.4	20.7	20.7	20.6	20.7	20.7	20.6	20.6	20.7	20.6	20.6
	Kor. ısıt. lev. giriş t_{w2}	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0
	Kor. ısıt. lev. çıkış t_{w2}	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0	36.0
	Soğutma lev. giriş t_{k1}	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0
	Soğutma lev. çıkış t_{k2}	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0	26.0
	ΔE	0.0447	0.0369	0.0459	0.0286	0.0368	0.0363	0.0378	0.0397	0.0375	0.1881	
	ΔZ	0.55	0.51	0.52	0.45	0.49	0.50	0.50	0.51	0.51	2.51	
	$\Delta E/\Delta Z$	0.081	0.072	0.086	0.065	0.075	0.073	0.076	0.077	0.074	0.075	(0.073-0.077) arası

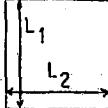
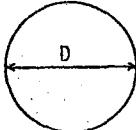
(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$\eta = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 74.15 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q \cdot w} = 0.24 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

ISI İLETKENLİK DENEYİ

KTÜ İNŞAAT MÖHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : AGIR	Tarih :	Denevi yapanlar: Figen KARS	Kare	veya
Örnek türü : BRİKET				Daire
Sıcaklıklar: 45-35 °C				
λ değeri :			Ort. $L_1 = 250$ mm	Ort. $D =$
			Ort. $L_2 = 250$ mm	

Termostat sıvısı: SU		
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$		
Yüzey alanı m^2	A	0.0625
Ortalama kalınlık m	d	0.03415
Hacim m^3	V	0.0020
Kuru ağırlık kg	W	3.230
Birim ağırlık δ_k kg/m^3		
Birim alan ağırlığı kg/m^2		
Deney öncesi ağırlık		3.230
Deney sonrası ağırlık		3.239
Ortalama ağırlık kg/m^2		3.235
Su emme miktarı $W_a - W_k$		
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k)/W_k$		

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş kalınlığı
d_1 mm	33.40	32.20	33.30	0	33.30
d_2 mm	32.58	32.38	32.48	0	32.48
d_3 mm	31.10	31.10	31.10	0	31.10
d_4 mm	32.27	31.18	31.73	0	31.73

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye ceyirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyülüklüğünü, ve sayaç sabitesini içine alır.)

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	11 ⁰⁰ 10	11 ³⁰ 00	12 ⁰⁰ 10	12 ³⁰ 10	13 ⁰² 10	13 ³⁰ 10	14 ⁰⁰ 10	14 ²³ 18	15 ⁰² 10	15 ³⁰ 10
	Sayactan okunan E	359.	3319	3747	4176	4525	5065	5466	5879	6345	6769
Musluk suyu sıcaklığı											
Oda sıcaklığı t_p	21.3	21.4	21.4	21.4	21.4	21.3	21.4	21.4	21.3	21.4	21.3
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0	35.0
ΔE	0.0428	0.0429	0.0349	0.0540	0.0401	0.0413	0.0466	0.0364	0.0457	0.2137	
ΔZ	0.49	0.50	0.50	0.53	0.46	0.50	0.55	0.48	0.46	2.50	
$\Delta E/\Delta Z$	0.087	0.085	0.069	0.101	0.087	0.083	0.084	0.076	0.099	0.086	(0.083-0.088)

Güç basamağı	Güç basamağı sabiti
1	92.9
2	135.6
3	203.4
4	292.5
5	445.3
6	670.8
7	989.4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6796

Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
21.4
45.0
45.0
35.0
35.0

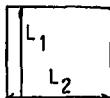
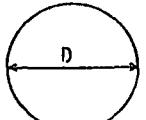
(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en azunesinin ortalaması alınır. Ortalamadan > 2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\sum \Delta E}{\sum \Delta Z} = 84.57 \quad \lambda = \frac{q d}{\Delta t - q w} = 0.28 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

ISI ILETKENLIK DENEYI

KTO İNŞAAT MİHENDİSLİĞİ BÖLÜMÜ

YAPI VE MALZEME LABORATUVARI 61080 TRABZON

Örnek no : AGIR	Tarih :		
Örnek türü : BRIKET	Denevi yapanlar: Figen KARS	Kare	veya
Sıcaklıklar: 55-45 °C			
λ değeri :		Ort. $L_1 = 250$ mm Ort. $L_2 = 250$ mm	Ort. $D = -$

Termostat sıvısı: SU	
Test hücresi direnci: $w = 0.0022$	
Yüzey alanı m^2	0.0625
Ortalama kalınlık m	0.03415
Hacim m^3	0.0020
Kuru ağırlık kg	3.230
Birim ağırlık δ_k kg/m^3	
Birim alan ağırlığı kg/m^2	
Deney öncesi ağırlık	3.230
Deney sonrası ağırlık	3.239
Ortalama ağırlık kg/m	3.235
Su emme miktarı $W_a - W_k$	
Nem oranı $n_g = (W_a - W_k) / W_k$	

Örnek yüzeylerinde oluşabilecek hava kabarcıklarının konveksiyon direncinden sakınmak için kullanılan temas maddesi:

(* Kalınlık ölçme vidalarındaki sıfırlama hatalarının tayini için kullanma rehberine bakınız.)

Kalınlık ölçme mikrometreleri	Deneyden önce okuma	Deneyden sonra okuma	Ortalama okuma	Sınıflama hatası	Düzeltilmiş d kalınlığı değerleri
d_1 mm	33.40	33.20	33.30	0	33.30
d_2 mm	32.58	32.38	32.48	0	32.48
d_3 mm	31.10	31.10	31.10	0	31.10
d_4 mm	32.27	31.18	31.73	0	31.73

(* K Güç basamağı sabiti; "wh" yi "kcal" ye çevirme katsayılarını, ölçülen yüzeyin büyüklüğünü, ve sayac sabitesini içine alır.)

Güç basamağı	Güç sabiti
1	92.9
2	135.6
3	203.4
4	292.5
5	445.3
6	670.8
7	989.4
8	1495
9	2206
10	3211
11	4664
12	6795

(* Termometre hatası için termometre ayar belgesine bakınız.)

Termometre hataları	Saat Z	12 ⁰⁹ 20	12 ³⁹ 50	13 ¹¹ 35	13 ³⁹ 55	14 ¹¹ 15	14 ³⁹ 50	15 ¹² 30	15 ⁴⁰ 40	16 ¹¹ 10	16 ⁴⁰ 50	Düzeltilmiş ortalama sıcaklıklar
	Sayıctan okunan E	360. 5501	5945	6420	6840	7317	7740	8230	8654	9114	9560	
Musluk suyu sıcaklığı												
Oda sıcaklığı t_R	23.3	23.2	23.2	23.5	23.6	23.6	23.6	23.6	23.6	23.6	23.5	23.5
Kor. ısıt.lev. giriş t_{w2}	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0
Kor. ısıt.lev. çıkış t_{w2}	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0	55.0
Soğutma lev. giriş t_{k1}	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0
Soğutma lev. çıkış t_{k2}	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0	45.0
ΔE	0.0444	0.0475	0.0420	0.0477	0.0423	0.0490	0.0424	0.0460	0.0446	0.2752		
ΔZ	0.50	0.52	0.47	0.52	0.54	0.54	0.46	0.50	0.49	3.04		
$\Delta E/\Delta Z$	0.088	0.091	0.089	0.091	0.078	0.090	0.092	0.092	0.091	0.089		

(* $(\Delta E/\Delta Z)$ oranlarından en az beş tanesinin ortalaması alınır. Ortalamadan %2.5 den fazla sapan değerler katılmaz.)

$$q = K \frac{\Delta E}{\Delta Z} = 89.57 \quad \lambda = \frac{q \cdot d}{\Delta t - q_w} = 0.29 \text{ kcal/mh}^{\circ}\text{C}$$

(0.087-0.091) arası

EKSTRAPOLASYON HESABI (AĞIR)

n	1	2	3	Σ
x	50.0	40.0	31.0	$\Sigma x = 121$
y	0.29	0.28	0.24	$\Sigma y = 0.81$
x^2	2500	1000	961	$\Sigma x^2 = 5061$
xy	14.5	11.2	7.44	$\Sigma xy = 33.14$

$$n \cdot b = (\Sigma x) \cdot a = (\Sigma y)$$

$$3b + 121a = 0.81 \quad 1$$

$$(\Sigma x)b + (\Sigma x^2)a = (\Sigma xy)$$

$$121b + 5061a = 33.14 \quad 2$$

1. denklemden

$$3b = 0.81 - 121a \rightarrow b = \frac{0.81 - 121a}{3}$$

2. denklemde b yerine konursa,

$$181a = 0.47 \rightarrow a = 0.0026$$

$$b = 0.165$$

$$g(x) = \lambda = ax + b \rightarrow 0.0026x + 0.165$$

$x = 10^0 C$ için

$$\lambda_{10^0} = 0.19 \text{ kcal/mh}^0C$$

KURU ÖZGÜL AĞIRLIK

$$\text{Malzeme (M)} = 15 \text{ g} = 0.015 \text{ kg}$$

$$\text{Su dolu kap (M}_1\text{)} = 101 \text{ g} = 0.101 \text{ kg}$$

$$\text{Su + malzeme dolu kap (M}_2\text{)} = 110 \text{ g} = 0.110 \text{ kg}$$

$$\delta = \frac{M}{M + M_1 - M_2} = \frac{0.015}{0.116 - 0.110}$$

$$\delta = 2.5 \text{ kg/cm}^3 \rightarrow \delta = 2.5 \times 1000 = 2500 \text{ kg/m}^3$$

KURU BİRİM ALAN AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Alan (m}^2\text{)}}$$

$$= \frac{3.230}{0.0625}$$

$$= 51.68 \text{ kg/m}^2$$

KURU BİRİM AĞIRLIK

$$\text{K.B.A.} = \frac{\text{Kuru ağırlık (kg)}}{\text{Hacim (m}^3\text{)}}$$

$$= \frac{3.230}{0.0021}$$

$$= 1615 \text{ kg/m}^3$$

AĞIR

$$1 \quad n_g = \frac{G_r - G_k}{G_k} \cdot 100$$

$$n_g = \frac{3.239 - 3.230}{3.230} \cdot 100$$

$$n_g = \%0.28$$

$$2 \quad n_v = \frac{n_g \text{ gö}}{q_s}$$

$$n_v = \frac{0.28 \times 2.500}{1000}$$

$$n_v = \%0.7$$

$$3 \quad \lambda_{10K} = \frac{\lambda_{10O}}{1 + \frac{6.nv}{100}}$$

$$\lambda_{10K} = \frac{0.19}{1 + \frac{6 \times 0.7}{100}}$$

$$\lambda_{10K} = 0.18$$

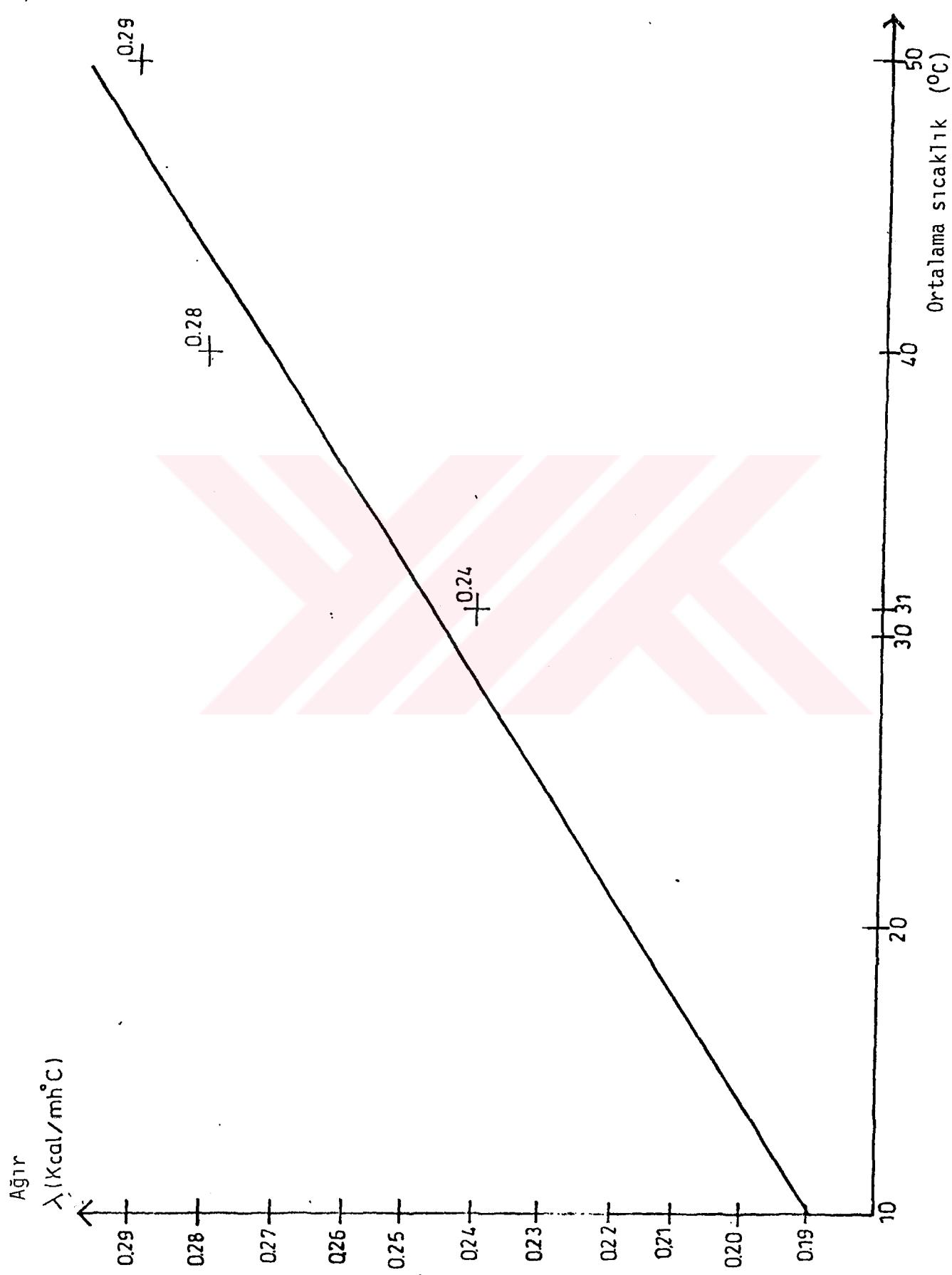
4 %Z = %35 (TS 415'den)

$$\lambda_h = \lambda_{10K} (1 + \frac{Z}{100} \dots)$$

$$\lambda_h = 0.18 \times 1.35$$

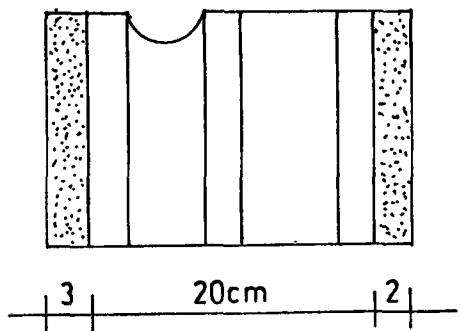
$$\lambda_h = 0.24 \text{ kcal/mh}^0\text{C}$$

$$\lambda_h = 0.24 \times 1.163 = 0.28 \text{ W/mK}$$



Ek 2: YENİ BRİKETTEN OLUŞTURULAN DUVARLARIN ISI GEÇİRME KATSAYILARI

NBBD + SIVI



$$\frac{1}{\Lambda} = \frac{d_1}{\lambda_1} + \frac{d_2}{\lambda_2} + \frac{d_3}{\lambda_3} \dots$$

$$\frac{1}{\Lambda} = \frac{0.03}{1.395} + \frac{0.20}{0.99} + \frac{0.02}{0.87}$$

min $1/\Lambda$

$$\frac{1}{\Lambda} = 0.65 \text{ m}^2 \text{K/W} \geq 0.40 \text{ m}^2 \text{K/W} \quad 1. \text{ iklim Bölgesi}$$

$$0.60 \text{ m}^2 \text{K/W} \quad \underline{\text{uygun (+)}}$$

$$0.65 \text{ m}^2 \text{K/W} \leq 0.79 \text{ m}^2 \text{K/W} \quad 3. \text{ iklim Bölgesi}$$

$$\underline{\text{uygun değil (-)}}$$

$$\frac{1}{k} = \frac{1}{\alpha_{iç}} + \frac{1}{\Lambda} + \frac{1}{\alpha_{dış}}$$

$$\frac{1}{k} = 0.12 + 0.65 + 0.043 = 0.81 \text{ m}^2 \text{K/W}$$

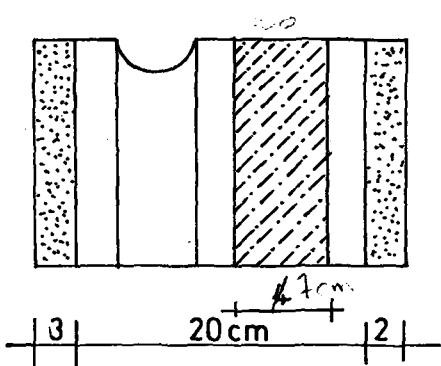
$$k = \frac{1}{0.81} = 1.23 \text{ W/m}^2 \text{K} \leq 1.69 \text{ m}^2 \text{K/W} \quad 1. \text{ iklim Bölgesi}$$

$$1.47 \text{ m}^2 \text{K/W} \quad 2. \text{ iklim Bölgesi}$$

$$1.23 \text{ m}^2 \text{K/W} \quad 3. \text{ iklim Bölgesi}$$

Her üç iklim bölgesi içinde
uygun (+)

PDNBBD + s1va

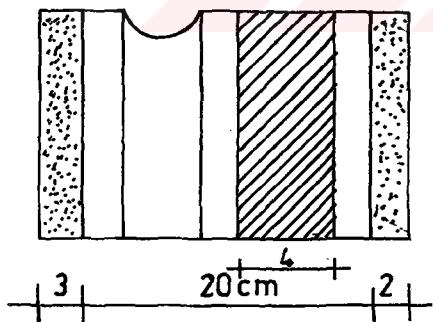


$$\begin{aligned}
 \frac{1}{\Lambda} &= 0.65 + \frac{0.04}{0.046} \\
 &= 0.65 + 0.87 \\
 &= 1.52 \text{ m}^2\text{K/W} \geq 0.40 \text{ m}^2\text{K/W} \\
 &\quad 0.60 \text{ m}^2\text{K/W} \\
 &\quad 0.79 \text{ m}^2\text{K/W} \\
 &\hline
 &\text{uygun (+)}
 \end{aligned}$$

$$\frac{1}{k} = 0.163 + 1.52 = 1.68 \text{ m}^2\text{K/W}$$

$$\begin{aligned}
 k &= \frac{1}{1.68} = 0.59 \text{ W/m}^2\text{K} \leq 1.69 \text{ W/m}^2\text{K} \\
 &\quad 1.47 \text{ W/m}^2\text{K} \\
 &\quad 1.23 \text{ W/m}^2\text{K} \\
 &\hline
 &\text{uygun (+)}
 \end{aligned}$$

BDNBBD + s1va

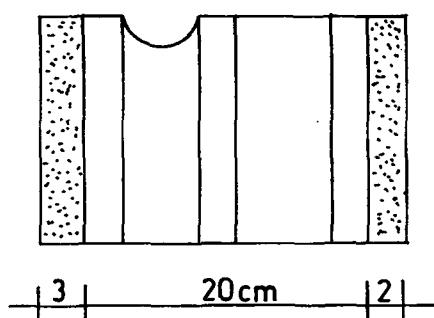


$$\begin{aligned}
 \frac{1}{\Lambda} &= 0.65 + \frac{0.04}{0.19} \\
 &= 0.65 + 0.21 \\
 &= 0.86 \text{ m}^2\text{K/W} \geq 0.40 \text{ m}^2\text{K/W} \\
 &\quad 0.60 \text{ m}^2\text{K/W} \\
 &\quad 0.79 \text{ m}^2\text{K/W} \\
 &\hline
 &\text{uygun (+)}
 \end{aligned}$$

$$\frac{1}{k} = 0.163 + 0.86 = 1.023 \text{ m}^2\text{K/W}$$

$$\begin{aligned}
 k &= \frac{1}{1.023} = 0.98 \text{ W/m}^2\text{K} \leq 1.69 \text{ W/m}^2\text{K} \\
 &\quad 1.47 \text{ W/m}^2\text{K} \\
 &\quad 1.23 \text{ W/m}^2\text{K} \\
 &\hline
 &\text{uygun (+)}
 \end{aligned}$$

BBBBD + sıva



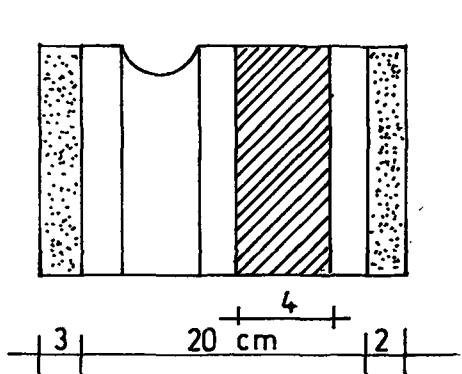
$$\begin{aligned}
 \frac{1}{\Lambda} &= \frac{0.02}{0.87} + \frac{0.20}{0.44} + \frac{0.03}{1.395} \\
 &= 0.023 + 0.45 + 0.022 \\
 &= 0.495 \text{ m}^2\text{K/W} \geq \frac{0.40 \text{ m}^2\text{K/W}}{\text{uygun (+)}} \\
 &= 0.495 \text{ m}^2\text{K/W} \leq \frac{0.60 \text{ m}^2\text{K/W}}{0.79 \text{ m}^2\text{K/W}} \\
 &\quad \frac{\text{uygun değil (-)}}{ }
 \end{aligned}$$

$$\frac{1}{k} = 0.163 + 0.495 = 0.69 \text{ m}^2\text{K/W}$$

$$\begin{aligned}
 k &= \frac{1}{0.69} = 1.45 \text{ W/m}^2\text{K} \leq \frac{1.69 \text{ W/m}^2\text{K}}{1.47 \text{ W/m}^2\text{K}} \\
 &\quad \frac{\text{uygun (+)}}{ }
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 &\geq \frac{1.23 \text{ W/m}^2\text{K}}{\text{uygun değil (-)}}
 \end{aligned}$$

BDBBBBD + sıva

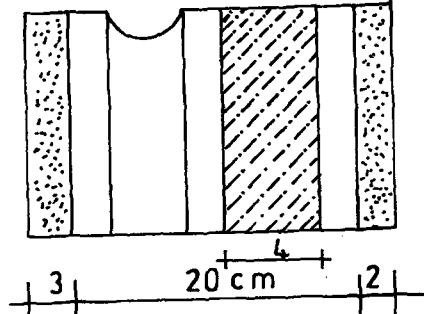


$$\begin{aligned}
 \frac{1}{\Lambda} &= 0.495 + 0.21 \\
 &= 0.71 \text{ m}^2\text{K/W} \geq \frac{0.40 \text{ m}^2\text{K/W}}{0.60 \text{ m}^2\text{K/W}} \\
 &\quad \frac{\text{uygun (+)}}{ } \\
 &\leq \frac{0.79 \text{ m}^2\text{K/W}}{\text{uygun değil (-)}}
 \end{aligned}$$

$$\frac{1}{k} = 0.163 + 0.71 = 0.87 \text{ m}^2\text{K/W}$$

$$\begin{aligned}
 k &= \frac{1}{0.87} = 1.15 \text{ W/m}^2\text{K} \leq \frac{1.69 \text{ W/m}^2\text{K}}{1.47 \text{ W/m}^2\text{K}} \\
 &\quad \frac{1.23 \text{ W/m}^2\text{K}}{\text{uygun (+)}}
 \end{aligned}$$

PDBBBB + siva



$$\begin{aligned}
 \frac{1}{\Lambda} &= 0.495 + 0.87 \\
 &= 1.37 \text{ m}^2\text{K/W} \geq 0.40 \text{ m}^2\text{K/W} \\
 &\quad 0.60 \text{ m}^2\text{K/W} \\
 &\quad \underline{0.79 \text{ m}^2\text{K/W}} \\
 &\quad \text{uygun (+)}
 \end{aligned}$$

$$\frac{1}{k} = 0.163 + 1.37 = 1.53 \text{ m}^2\text{K/W}$$

$$\begin{aligned}
 k &= \frac{1}{1.53} = 0.65 \text{ W/m}^2\text{K} \leq 1.69 \text{ W/m}^2\text{K} \\
 &\quad 1.47 \text{ W/m}^2\text{K} \\
 &\quad \underline{1.23 \text{ W/m}^2\text{K}} \\
 &\quad \text{uygun (+)}
 \end{aligned}$$

ÖZGEÇMİŞ

19 Nisan 1968 yılında Terme'de doğdu. İlk öğrenimini 1979 yılında Terme Atatürk İlkokulunda, orta ve lise öğrenimini Terme Lisesi'nde tamamladı. Aynı yıl KTÜ Mühendislik-Mimarlık Fakültesi, Mimarlık Bölümünde Lisans Eğitimine başladı. 1989 yılında aynı bölümde mezun oldu. 1990 yılında KTÜ Fen Bilimleri Enstitüsü Mimarlık Anabilim Dalında Yüksek Lisans eğitimine başladı. İngilizce bilmektedir.

T.C. YÜSEKÖĞRETİM KURUMU
DOCTORAL TAKIMI MEZUNI