

# BİR DÜZLEMSEL HAVALI GÜNEŞ KOLEKTÖRÜNÜN MATEMATİKSEL MODELLENMESİ

## Abdullah YILDIZ ve Ali GÜNGÖR

Ege Üniversitesi Mühendislik Fakültesi Makina Mühendisliği Bölümü, 35100 Bornova, İzmir abdullah.yildiz@ege.edu.tr, ali.gungor@ege.edu.tr

(Geliş Tarihi: 20. 01. 2007)

Özet: Hava akışkanlı güneş kolektörleri, tarım, tekstil ve deniz ürünlerinin kurutulmasında veya mahal ısıtma amaçlı kullanılmaktadır. Bu çalışmada, tek cam örtü ve yutucu levhaya sahip ve aralarında hava akış kanalının bulunduğu bir düzlemsel havalı güneş kolektörünün ısıl verimlik değeri için matematiksel model gösterilmiş ve hesaplanan teorik verim verileri için lineer ve ikinci derece ısıl verimlik denklem takımı önerilmiştir. Hava debisine ve değişik çalışma parametrelerine (ışınım şiddeti, kolektör giriş sıcaklığı, çevre sıcaklığı) bağlı olarak ısıl verimlilik denklemleri türetilmiştir.

Anahtar kelimeler: Havalı güneş kolektörü, Matematiksel modelleme, Enerji analizi.

# MATHEMATICAL MODELING OF A FLAT-PLATE SOLAR AIR COLLECTOR

**Abstract:** Solar air collectors are used for drying of agricultural, textile and marine product, and in the space heating. In this study, a mathematical model for calculating the thermal efficiency of a flat plate solar collector having a single glass cover and an absorber plate in between which an air flow channel exists is presented and linear and quadratic sets of equations are proposed for its thermal efficiency. Thermal efficiency equations are derived with respect to flow rate and various operating parameters (insolations, inlet temperature, ambient temperature) *Keywords:* Solar air collector, Mathematical modeling, Energy analysis.

# SEMBOLLER

		111		
$C_p$	Havanın özgül ısısı (kJ/kgK)	Re		
g	Yerçekimi ivmesi (m/s <sup>2</sup> )	S		
$h_b$	Yutucu levha ile alt levha arasındaki iletim	ab		
transfer	K katsayısı (W/m <sup>2</sup> K)	$T_{a}$		
$h_{c,ap-c}$	Yutucu levha ile cam örtü arasındaki taşınım	$T_b$		
transfer	K katsayısı (W/m <sup>2</sup> K)	$T_{c}$		
$h_{c,ap-f}$	Yutucu levha ile akışkan arasındaki	$T_{f}$		
taşının	n transfer katsayısı (W/m <sup>2</sup> K)	$\vec{T}_{t}$		
$h_{c,c-f}$	Cam örtü ile akışkan arasındaki	$\dot{T_f}$		
taşının	n transfer katsayısı (W/m <sup>2</sup> K)	Ť		
$h_{r,ap-c}$	Yutucu levha ile cam örtü arasındaki	$T_s$		
ışınım	transfer katsayısı (W/m <sup>2</sup> K)	V		
$h_{r,c-s}$	Cam örtü ile gökyüzü arasındaki	W		
ışınım transfer katsayısı (W/m <sup>2</sup> K)				
$h_w$	Rüzgar taşınım katsayısı (W/m <sup>2</sup> K)	$\alpha_{c}$		
Н	Hava kanalı boşluğu (m)	β		
Ι	Cam örtü birim alanı üzerine gelen ışınım	$\sigma$		
şiddeti	$(W/m^2)$	$\mathcal{E}_{c}$		
k	Akışkan ısı iletim katsayısı (W/mK)	$\varepsilon_a$		
$k_i$	Yalıtım malzemesi ısı iletim	$\theta$		
katsayı	sı (W/mK)	$ au_c$		
L	Kolektör uzunluğu (m)	υ		
$L_i$	Yalıtım kalınlığı (m)	μ		
$\dot{m}_{f}$	Özgül akış debisi (kg/cm <sup>2</sup> )	η		
$q_u$	Kullanılabilir yararlı ısı (W/m <sup>2</sup> )			

Pr	Prandtl sayısı
Ra	Rayleigh sayısı
Re	Reynolds sayısı
S	Yutucu levhanın birim alanı tarafından
absorbe	edilen güneş ışınımı (W/m <sup>2</sup> )
$T_{ap}$	Yutucu levha sıcaklığı (K)
$T_{bp}$	Alt levha sıcaklığı (K)
$T_c$	Cam örtü sıcaklığı (K)
$T_{fi}$	Akışkan giriş sıcaklığı (K)
$T_{fm}$	Akışkan ortalama sıcaklığı (K)
$\check{T}_{fo}$	Akışkan çıkış sıcaklığı (K)
Ť <sub>a</sub>	Çevre sıcaklığı (K)
$T_s$	Gökyüzü sıcaklığı (K)
V	Rüzgar hızı (m/s)
W	Kolektör genişliği (m)
$\alpha_{ap}$	Yutucu levha ısı ışınım yutma katsayısı
$\alpha_c$	Cam örtü ısı ışınım yutma katsayısı
β	Isıl genleşme katsayısı (1/K)
$\sigma$	Stefan-Boltzmann sabiti
$\mathcal{E}_{\mathcal{C}}$	Cam örtü ısı ışınım yayma katsayısı
$\mathcal{E}_{ap}$	Yutucu levha ısı ışınım yayma katsayısı
$\theta^{'}$	Kolektör eğim açısı (°)
$ au_c$	Cam örtü ısıl ışınım geçirme katsayısı
υ	Kinematik viskozite (m <sup>2</sup> /s)
μ	Dinamik viskozite (kg/ms)
η	Kolektör ısıl verimi

## GİRİŞ

Enerji üretiminde kullanılan fosil kökenli yakıtların maliyetindeki ve talebindeki artışlar, aynı zamanda çevreye verdiği etkiler nedeniyle insanlar alternatif enerji kaynaklarına yönelmiştir. Temiz ve yenilenebilir enerji kaynağı olarak güneş enerjisi her zaman insanlığın dikkatini çekmesine rağmen, son zamanlarda var olan ilgi daha da artmıştır.

Hava akışkanlı güneş kolektörleri, tarım, tekstil ve deniz ürünlerinin kurutulmasında veya mahal ısıtma amaçlı kullanılmaktadır. Hava akıskanlı günes kolektörleri literatürde günes enerjili hava ısıtıcı olarak da tanımlanmaktadır. Hava akışkanlı güneş kolektörleri, sıvı akışkanlı güneş kolektörleri ile karşılaştırıldığında teknoloji sekilde ve uygulamaları yaygın geliştirilememiştir. Sıvılı düzlemsel güneş kollektörleri ile hava ısıtıcılar karşılaştırıldığında, görünen en önemli fark yutucu levha ve ısıtılan akışkan arasındaki ısı transfer şeklidir. Sıvılı düzlemsel güneş kollektörlerinde kullanılan kanatçık borulu tasarımlarda, yutulan ısı, su borularına iletim ile transfer edilir. Bu nedenle, yüksek ısı iletim katsayısına sahip bir levhanın kullanımını gerektirirken, havalı ısıtıcılarda hava akışı tüm yutucu levha ile temas halindedir ve levhanın iletim katsayısı çok önemli değildir (Garg,1982). Havalı güneş ısıtıcıları için literatürde birçok çalışma mevcuttur. Bhargava (1982), geleneksel hava akışkanlı güneş kolektörlerinin ısıl verim değerlendirmesini yapmıştır. Choudhury vd. (1995), konvansiyonel hava ısıtıcılar için tasarım eğrileri belirlemişlerdir. Al-Kamil ve Al-Ghareeb (1997), güneş enerjili bir hava ısıtıcı içerisindeki ısıl ışınım etkilerini teorik ve denevsel olarak incelemistir. Jannot ve Coulibaly (1997), bir plastik film ile kaplı günes eneriili bir hava ısıtıcısının geçirgen örtü ve yutucu levhanın ışınım dengeleri için yeni bir denklem takımı önermiştir. Hachemi (1997), havalı güneş kolektörlerinde ışınım ve taşınım arasındaki etkileşim ile ısıl performansının artışını gözlemlemiştir. Ayrıca siyaha boyanan yüzeyin boyanmamış yüzeye nazaran ısıl verimi nasıl etkilediğini incelemiştir.

Metwally v.d (1997), dalga kanallı hava akışkanlı güneş kolektörünün ısıl verimini deneysel olarak beş geleneksel tasarımla karşılaştırmıştır. Yeh vd. (1999), havanın yutucu levha altından veya üzerinden aktığı tek kanallı havalı kolektörler için kütle debisinin ısıl verime etkisini deneysel ve teorik olarak incelemişlerdir. Hegazy (1999), sabit hava debisi şartlarında konvansiyonel güneş enerjili hava kolektörünün optimum derinlik ve uzunluk oranının (D/L)opt belirlenmesi için bir çalışma yapmıştır. Gunnewiek vd. (2002).camsız geçirgen düzlemsel güneş kolektörlerindeki akış dağılımına rüzgarın etkisini incelemişlerdir. Durmuş ve Kurtbaş (2002), yeni tasarladıkları havalı güneş kolektörü yardımıyla Elazığ yöresi kayısılarının kurutulmasını ve kolektör verimini saptamışlardır. Abu-Hamdeh (2003), kararlı koşullar altında kapalı düzlemsel çatıya yerleştirilmiş bir havalı güneş kolektörünün tahminlenen ısıl verimlik, ısı kazancı ve çıkış sıcaklığı için bir matematiksel model

geliştirmiştir. Enibe (2003), doğal taşınımlı bir hava akışkanlı güneş kolektörünün zamana bağlı ısıl analizini yapmıştır. Teorik ve deneysel sonuçları irdeleyerek arasındaki uyumu göstermiştir. Naphon ve Kontragool (2003), düzlemsel havalı bir güneş kolektörünün ısı transfer karakteristiğini ve performansını sayısal olarak ifade etmişlerdir. Matematiksel model sonlu fark metodunun açık yöntemi ile çözülmüştür. Forson vd. (2003), tek geçişli ve çift hava kanallı havalı güneş kolektörlerinin bir matematiksel modelini tanımlamışlardır. Matematiksel model ile deneyler arasında farkı irdelemişlerdir. Toğrul ve Pehlivan (2003), güneşi doğduğu andan battığı ana kadar takip edebilen konik yoğunlaştırıcılı yeni tip bir havalı güneş kolektörünün verimliliğini havanın zorlanmış koşulları altında incelemiştir. Timoumi vd. (2004), tarımsal ürünleri kurutmak için bir enerji kaynağı olarak kullanılan günes enerjili bir hava ısıtıcısının ısıl davranışlarını incelemişlerdir. Kurtbaş ve Durmuş (2004), yeni tip bir güneşli hava kolektörünün enerji ve ekserji analizi çalışmasını yapmışlardır. Çalışmalarında, sahip dört farklı geometrive kolektörler ile konvansiyonel düzlemsel kolektörlerin verimliliklerini karşılaştırmışlardır. Lin vd. (2006), oluklu havalı güneş toplayıcılarının ısıl performansı üzerine bir parametrik çalışma yapmışlardır.

Bu çalışmada ise, Şekil 1.'de gösterilen yapıda, tek cam örtü ve yutucu levhaya sahip ve aralarında hava akış kanalının bulunduğu düzlemsel bir havalı güneş kolektörünün, değişik çevre sıcaklığı, giriş sıcaklığı ve üzerine düşen ışınım şiddetine bağlı olarak ısıl verimlik değeri için matematiksel model gösterilmiş ve hesaplanan teorik verim verileri için lineer ve ikinci derece ısıl verimlilik denklem takımı önerilmiştir. Hava debisine ve değişik çalışma parametrelerine (ışınım şiddeti, kolektör giriş sıcaklığı, çevre sıcaklığı) bağlı olarak ısıl verimlilik denklemleri türetilmiştir. Ayrıca, literatürde incelenen yakın özelliklere sahip düzlemsel hava akışkanlı güneş kolektörü için yapılan deneysel çalışmaya göre bulunan ısıl verim değerleri ile model sonuçları karşılaştırılmıştır.



Şekil 1. Düzlemsel havalı güneş kolektörünün şematik görünüşü (Garg,1982).

### MATEMATİKSEL MODELLEME

#### Kabuller

Düzlemsel hava akışkanlı güneş kolektörünün analizinde aşağıdaki kabuller yapılmıştır.

- a. Kolektör ısıl verimi kararlı durumdadır.
- b. Cam örtü, yutucu levha ve alt levha boyunca sıcaklık düşüşü ihmal edilmiştir.
- c. Isı akışı tek boyutludur.
- d. Gökyüzü, eşdeğer bir gökyüzü sıcaklığında uzun dalga boylu ışınım için bir siyah cisim olarak kabul edilmiştir.
- Cam örtü ve alt levha üzerinden olan kayıpların aynı çevre sıcaklığına gerçekleştiği kabul edilmiştir.
- f. Kolektör verimliliğine durma sıcaklığı etkisi ihmal edilmiştir.
- g. Belirli çalışma koşullarında kolektör elemanlarının çalışma sıcaklıkları ve hava kanalı içindeki ortalama hava sıcaklıklarının eş sıcaklıklı ve kararlı olduğu kabul edilmiştir.
- h. Hava sıcaklığının sadece akış yönünde değiştiği göz önüne alınmıştır.
- i. Tüm hava kanallarından sızıntı olmadığı kabul edilmiştir.

### Enerji Dengesi

Hava akışkanlı güneş kolektörlerinin ısıl verimlilik değerini belirlemek için her bir bileşeninde enerji dengesi yazılmalıdır. Şekil 2.'de düzlemsel hava akışkanlı güneş kolektörü için enerji dengesini gösteren bir şema gösterilmiştir.



Şekil 2. Hava akışkanlı güneş kolektörü için enerji dengesini gösteren şema.

Cam örtü üzerine gelen ışınım şiddeti I ( $W/m^2$ ), cam örtünün ışınım geçirme katsayısı  $\tau_c$  ve yutucu levhanın güneş ışınımı yutma katsayısı  $\alpha_{ap}$  ise, birim alan başına yutucu levha tarafından yutulan güneş ışınımı  $S(W/m^2)$  Eş. (1)'de verilmiştir (Duffie ve Beckman,1991):

$$S = 0.97\tau_c \alpha_{ap} I \tag{1}$$

Yutucu yüzey tarafından yutulan enerji cam örtü ve alt levha üzerinden olan ısı kaybına ve kanal içinde  $T_{fi}$  giriş sıcaklığından  $T_{fo}$  çıkış sıcaklığına ısıtılan akışkanın enerji kazancına  $(q_u)$  eşittir. Cam örtü üzerindeki enerji kazançları, cam tarafından yutulan güneş ışınımı  $\alpha_c I$ , yutucu levhadan cam örtüye doğal taşınımla ve ışınımla olan ısı transferi, enerji kayıpları ise rüzgardan dolayı taşınımla ve ışınımla çevreye olan ısı transferi ve doğal taşınımla akışkana olan ısı transferidir. Buna bağlı cam örtü üzerindeki enerji dengesi aşağıdaki eşitlikle ifade edilebilir.

$$\alpha_{c}I + (h_{c,ap-c} + h_{r,ap-c})(T_{ap} - T_{c}) = (h_{w} + h_{r,c-s})(T_{c} - T_{a}) + h_{c,c-f}(T_{c} - T_{fm})$$
(2)

Yutucu levha üzerindeki üzerinde, yutulan güneş ışınımı *S*, cam örtüye doğal taşınımla olan ve ışınımla olan ısı transferi, doğal taşınımla akışkana olan ısı transferi ve alt levha üzerinden iletimle olan ısı transferi toplamına eşittir ve yutucu levha için enerji dengesi Eş. (3) ile ifade edilir.

$$S = (h_{c,ap-c} + h_{r,ap-c})(T_{ap} - T_{c}) + h_{c,ap-f}(T_{ap} - T_{fm}) + h_{b}(T_{ap} - T_{bp})$$
(3)

*Eş.* (3)'de,  $h_b = k_i / L_i$ , alt levha üzerinden olan ısı iletimidir.

Akışkan için, yutucu levhadan ve cam örtüden doğal taşınımla kazanılan ısı kazancı  $q_u$  olup Eş. (4) ile ifade edilir.

$$h_{c,ap-f}(T_{ap} - T_f) + h_{c,c-f}(T_c - T_{fin}) = q_u$$
(4)

Eş. (4), yeniden düzenlenirse:

$$h_{c,ap-f}(T_{ap} - T_f) = q_u + h_{c,c-f}(T_{fm} - T_c)$$
(5)

Son olarak, alt levha üzerinde, yutucu levhadan iletimle kazanılan ısı transferi, rüzgardan dolayı taşınımla ve ışınımla çevreye olan ısı transferi toplamına eşittir. Alt levha üzerindeki enerji dengesi ise Eş. (6) ile ifade edilebilir.

$$h_b (T_{ap} - T_{bp}) = (h_w + h_{r,c-s}) (T_{bp} - T_a)$$
(6)

 $T_{fm} = (T_{fi} + T_{fo})/2$  kabulü ile Eş. (2, 3, 5 ve 6)'den sırasıyla cam örtü  $T_c$ , yutucu levha  $T_{ap}$ , akışkan  $T_{fm}$  ve alt levha  $T_{bp}$  sıcaklıkları için aşağıdaki eşitlikler bulunabilir.

$$T_{c} = \frac{\alpha_{c}I + (h_{c,ap-c} + h_{r,ap-c})T_{ap}}{(h_{w} + h_{r,c-s})T_{a} + h_{c,c-f}T_{fm}}$$
(7)

$$T_{ap} = \frac{S + (h_{c,ap-c} + h_{r,ap-c})T_c + h_{c,ap-f}T_f + h_b T_{bp}}{(h_{c,ap-c} + h_{r,ap-c} + h_{c,ap-f} + h_b)}$$
(8)

$$T_{fm} = \frac{h_{c,ap-f} (T_{ap} + T_c) + 2\dot{m}_f C_p T_{fi}}{2h_{c,ap-f} + 2\dot{m}_f C_p}$$
(9)

$$T_{bp} = \frac{h_b T_{ap} + (h_w + h_{r,c-s})T_a}{h_b + h_w + h_{r,c-s}}$$
(10)

Kolektörün anlık ısıl verimi aşağıdaki eşitlikten bulunur:

$$\eta = \frac{q_u}{I} = \frac{\dot{m}_f C_p (T_{f0} - T_{fi})}{I} = \frac{2 \, \dot{m}_f C_p (T_{fm} - T_{fi})}{I}$$
(11)

Eş. (11)'da,  $T_{fm}$ , akışkan ortalama sıcaklığıdır ve  $T_{fm} = \frac{T_{fi} + T_{fo}}{2}$  dir.

#### Isı Transfer Katsayılarının Belirlenmesi

Rüzgar nedeniyle cam örtü üzerinden taşınım ısı transfer katsayısı için McAdams (1954) tarafından önerilen Eş. (12) kullanılmıştır.

$$h_w = 5.7 + 3.8V \tag{12}$$

Eş. (12)'de, V(m/s) çevre ortamdaki rüzgar hızıdır ve çalışmada 1 m/s olarak alınmıştır.

Camdan gökyüzüne olan ışınım ısı transfer katsayısı (Zhai vd., 2005):

$$h_{r,c-s} = \sigma \varepsilon_c \left(T_c + T_s\right) \left(T_c^2 + T_s^2\right) \frac{\left(T_c - T_s\right)}{\left(T_c - T_a\right)}$$
(13)

Eş. (13)'de,  $\sigma = 5.67 \times 10^{-8} W / (m^2 K^4)$  Stefan-Boltzmann sabiti,  $\varepsilon_c$  cam örtünün ısıl ışınım yayma katsayısı ve  $T_s$  gökyüzü sıcaklığı olup Swinbank (1963) tarafından aşağıda verilen eşitlikle bulunabilir:

$$T_s = 0.0552 T_a^{1.5} \tag{14}$$

Cam örtü ile yutucu levha arasındaki ışınım ısı transfer katsayısı:

$$h_{r,ap-c} = \frac{\sigma \left(T_{ap}^2 + T_c^2\right) \left(T_{ap} + T_c\right)}{1/\varepsilon_{ap} + 1/\varepsilon_c - 1}$$
(15)

Cam örtü ile yutucu levha arasındaki taşınım ısı transfer katsayısı aşağıdaki eşitlikten bulunabilir:

$$h_{c,ap-c} = N u_{ap-c} \frac{k}{H} \tag{16}$$

Eş. (16)'da, k havanın ısı iletim katsayısı (W/mK), H cam örtü ve yutucu levha arasındaki kanal kalınlığı ve

 $Nu_{ap,c}$  cam örtü ve yutucu levha ile oluşturulan kanal içindeki taşınım için Nusselt sayısıdır ve aşağıdaki eşitlik ile bulunur (Çengel,2003):

$$Nu_{ap,c} = 1 + 1.44 \left[ 1 - \frac{1708 (\sin 1.8\theta)^{1.6}}{Ra \cos \theta} \right]$$

$$\left[ 1 - \frac{1708}{Ra \cos \theta} \right]^{+} + \left[ \left( \frac{Ra \cos \theta}{5830} \right)^{1/3} - 1 \right]$$
(17)

Eş. (17)'de, + işareti parantez içindeki terim pozitif olduğunda alınacağını ifade eder (negatif değerlerde 0 alınır). Eş. (17)'de ki Rayleigh sayısı (*Ra*) Eş. (18)'de tanımlanmıştır.

$$Ra = \frac{g\beta(T_{ap} - T_c)H^3}{v^2} \operatorname{Pr}$$
(18)

Eş. (18)'de,  $\beta = 1/T_f (1/K)$  ısıl genleşme katsayısıdır.

Akışkan için ısı taşınım katsayısı:

$$h_{c,ap-f} = h_{c,c-f} = N u_{ap-f} \frac{k}{D_h}$$
(19)

Eş. (19)'da,  $D_h(m)$  akış kanalı için hidrolik çap,  $Nu_{ap-f}$  hava kanalı içindeki akışkan için Nu sayısıdır ve sırasıyla aşağıdaki eşitliklerden bulunur (Duffie and Beckman, 1991, Çengel, 2003):

$$D_h = \frac{2WH}{(W+H)} \tag{20}$$

$$Nu_{ap-f} = 0.0158 \,\mathrm{Re}^{0.8} \tag{21}$$

Eş. (20)'de *W* kolektör genişliğidir ve 1 m. olarak alınmıştır. Eşitlik (20)'de Reynolds sayısı aşağıdaki eşitlikten bulunur (Choudhury, 1995):

$$\operatorname{Re} = \frac{2\,\dot{m}_f\,L}{\mu} \tag{22}$$

Eş. (22)'de, *L* kolektör uzunluğudur ve 2m. olarak alınmıştır, bu eşitlik kanal içindeki tam gelişmiş türbülanslı akış için kullanılabilir.

#### Sıcaklıkların ve Isıl Verimin Çözümü

Eş. (7–11)'den, denklem takımının çözümünün sıcaklıklara ve ısı transfer katsayılarına bağlı olduğu görülür. Bu analitik olmayan eşitlikler iterasyon metodu ile çözülebilir. İlk önce sıcaklıklar için bir tahmini değer verilir ve ısı transfer katsayıları çözülür, daha sonra bulunan değerler sıcaklık eşitliklerinde yerine konulur, tahminlenen hata %0.01 aralığında ise çözüme devam edilir, eğer bu aralıkta değilse yeni tahminlenen sıcaklıklar ile işleme yeniden başlanır. Bu çalışmada, bilgisayar programı vasıtasıyla çözümler yapılmış ve hata aralığı içinde değerler bulunmuştur. Havanın özellikleri, 1 atm. basınç ve ortalama sıcaklık değerinde ele alınmıştır.

#### Sistem Parametreleri

Bu çalışmada göz önüne alınan sistem parametreleri şu şekildedir: hava akışkanlı güneş kolektörü için yön ve eğim parametrelerinin etkisi dikkate alınmamıştır. Güneye bakan ve yatayla 45° sabit açı yapacak şekilde  $(\theta = 45^{\circ})$  yerleştirilmiş kolektör için model çalışmaları geliştirilmiştir. Kolektör birim alanı üzerine gelen güneş ışınım şiddeti I=400, 500, 600, 700, 800, 900 ve 1000  $W/m^2$ , kolektör genişliği W=1m., kolektör uzunluğu L=2m., hava kanalı yüksekliği H=0.025m., çevre sıcaklığı T<sub>a</sub>=295, 300, 305, 310 K, akışkan giriş sıcaklığı T<sub>fi</sub>=295, 300, 305, 310, 315, 320 K, yutucu levha ısı ışınımı yayma katsayısı  $\varepsilon_{ap}=0.94$ , cam örtü ısı ışınımı yayma katsayısı  $\varepsilon_c = 0.9$ , yutucu levha ısı ışınımı yutma katsayısı  $\alpha_{ap} = 0.94$ , cam örtü ısı ışınımı yutma katsayısı  $\alpha_c = 0.06$ , cam örtü isi işinimi geçirme katsayısı  $\tau_c = 0.84$ , yalıtım malzemesi ısı iletim katsayısı  $k_i = 0.05$ (*W/mK*), yalıtım kalınlığı  $L_i=0.05m$ . ve özgül hava akış debisi  $\dot{m}_f = 0.02, 0.03, 0.04 \text{ kg/cm}^2$  olarak alınmıştır.

### SICAKLIKLARIN VE ISIL VERİMİN DEĞİŞİMİ

Yukarıdaki parametrelere bağlı olarak incelenen hava akışkanlı kolektör için, Şekil 3-14'de, çevre sıcaklığı, kolektör birim alanı üzerine gelen değişik güneş ışınımı şiddeti, kolektör giriş sıcaklığı ve özgül hava debisi fonksiyonlarına bağlı olarak hesaplanan ortalama cam örtü ve yutucu levha sıcaklıkları gösterilmiştir.



Şekil 3. Kolektör giriş sıcaklığı  $T_{fi}$  ve güneş ışınımı şiddetine bağlı cam örtü ve yutucu levha sıcaklıklarının değişimi  $(T_a=295 K \text{ ve } \dot{m}_f = 0.02 \text{ kg/cm}^2).$ 



Şekil 4 Kolektör giriş sıcaklığı  $T_{fi}$  ve güneş ışınımı şiddetine bağlı cam örtü ve yutucu levha sıcaklıklarının değişimi  $(T_a=300 \text{ K ve } \dot{m}_f = 0.02 \text{ kg/cm}^2)$ .



Şekil 5. Kolektör giriş sıcaklığı  $T_{fi}$  ve güneş ışınımışiddetine bağlı cam örtü ve yutucu levha sıcaklıklarının değişimi  $(T_a=305 \text{ K ve } \dot{m}_f = 0.02 \text{ kg/cm}^2).$ 



**Şekil 6.** Kolektör giriş sıcaklığı  $T_{fi}$  ve güneş ışınımı şiddetine bağlı cam örtü ve yutucu levha sıcaklıklarının değişimi  $(T_a=310 \text{ K ve } \dot{m}_f = 0.02 \text{ kg/cm}^2)$ .



Şekil 7. Kolektör giriş sıcaklığı  $T_{fi}$  ve güneş ışınımı şiddetine bağlı cam örtü ve yutucu levha sıcaklıklarının değişimi  $(T_a=295 \text{ K ve } \dot{m}_f = 0.03 \text{ kg/cm}^2)$ .



**Şekil 8** Kolektör giriş sıcaklığı  $T_{fi}$  ve güneş ışınımı şiddetine bağlı cam örtü ve yutucu levha sıcaklıklarının değişimi  $(T_a=300 \text{ K ve } \dot{m}_f = 0.03 \text{ kg/cm}^2)$ 



Şekil 9. Kolektör giriş sıcaklığı  $T_{fi}$  ve güneş ışınımı şiddetine bağlı cam örtü ve yutucu levha sıcaklıklarının değişimi  $(T_a=305 \text{ K ve } \dot{m}_f = 0.03 \text{ kg/cm}^2)$ 



Şekil 10. Kolektör giriş sıcaklığı  $T_{fi}$  ve güneş ışınımı şiddetine bağlı cam örtü ve yutucu levha sıcaklıklarının değişimi  $(T_a=310 \text{ K ve } \dot{m}_f = 0.03 \text{ kg/cm}^2)$ 



Şekil 11. Kolektör giriş sıcaklığı  $T_{fi}$  ve güneş ışınımı şiddetine bağlı cam örtü ve yutucu levha sıcaklıklarının değişimi  $(T_a=295 \text{ K ve } \dot{m}_f = 0.04 \text{ kg/cm}^2)$ .



Şekil 12. Kolektör giriş sıcaklığı  $T_{fi}$  ve güneş ışınımı şiddetine bağlı cam örtü ve yutucu levha sıcaklıklarının değişimi  $(T_a=300 \text{ K ve } \dot{m}_f = 0.04 \text{ kg/cm}^2)$ .



Şekil 13. Kolek tör giriş sıcaklığı  $T_{fi}$  ve güneş ışınımı şiddetine bağlı cam örtü ve yutucu levha sıcaklıklarının değişimi  $(T_a=305 \text{ K ve } \dot{m}_f=0.04 \text{ kg/cm}^2)$ .



Şekil 14. Kolektör giriş sıcaklığı  $T_{fi}$  ve güneş ışınımı şiddetine bağlı cam örtü ve yutucu levha sıcaklıklarının değişimi  $(T_a=310 \text{ K ve } \dot{m}_f=0.04 \text{ kg/cm}^2)$ .

Sisteme giren özgül akışkan debisinin, 0.02, 0.03 ve 0.04 kg/cm<sup>2</sup>, bu kolektör üzerine düsen günes ısınımı siddetinin 400, 500, 600, 700, 800, 900 ve 1000 W/m<sup>2</sup>K olduğu durum göz önüne alınmıştır. Rüzgar hızı, V=1 m/s sabit değerde değerlendirilmiştir. Her bir akışkan debisi için, çevre sıcaklığının  $T_a=295$  K sabit kabul edildiği durumda, akışkan giriş sıcaklığının  $T_{fi}=295$ , 300, 305, 310 ve 315 K olduğu,  $T_a=300$  K sabit kabul edildiği durumda,  $T_{fi}$ =300, 305, 310, 315, ve 320 K olduğu,  $T_a=305$  K sabit kabul edildiği durumda,  $T_{fi}$ =305, 310, 315, 320 ve 325 K olduğu,  $T_a$ =310 K sabit kabul edildiği durumda,  $T_{fi}=310, 315, 320, 325$  ve 330 K olduğu durumlar göz önüne alınmıştır. Şekil (3-14)'de, kesikli çizgi ile gösterilen eğri yutucu levha sıcaklığını ve düz çizgi ile gösterilen eğri cam örtü sıcaklığını göstermektedir. Hava ile cam örtü ve yutucu levha arasındaki ısı transfer mekanizması kolektör ısıl verimini önemli derecede etkilemektedir. Cevre sıcaklığı ile akışkan giriş sıcaklığı birbirine eşit olduğu zaman taşınımla çevreye olan ısıl kayıpların nispeten az olması nedeniyle en yüksek verim elde edilmiştir. Akışkan giriş sıcaklığı, çevre sıcaklığından ne kadar büyük olursa, ısıl verim değerinin o derece düştüğü gözlemlenmiştir. Doğal olarak, güneş ışınım şiddeti artığında, cam örtü ve yutucu levha sıcaklıkları artmıştır. Ayrıca, çevre sıcaklığı arttıkça, cam örtü ve yutucu levha sıcaklığı artarken ısıl verim değeri çok az düşmektedir.

Farklı debi ve benzer çevre sıcaklığı ve giriş sıcaklığı koşulları altında çalışan kolektör için, akışkan debisi artıkça cam örtü ve yutucu levha sıcaklığı azalırken ısıl verimin arttığı görülmüştür. Bunu ifade etmek için Şekil 15'de, güneş ışınımı şiddetine bağlı olarak özgül hava debisinin kolektör ortalama ısıl verime etkisi gösterilmiştir. Kolektör ortalama verimi, güneş ışınımı arttığı zaman, artan hava debisi ile artmaktadır.



Şekil 15. Kolektör giriş debisi ve güneş ışınımı şiddetine bağlı olarak elde edilen kolektör ortalama ısıl verim değerleri

### DÜZLEMSEL HAVA AKIŞKANLI GÜNEŞ KOLEKTÖRÜ İÇİN VERİM EŞİTLİKLERİ YAKLAŞIMI

Düzlemsel güneş enerjisi toplayıcıların da incelenmesi gereken en önemli parametre ısıl verimleridir. Isıl verim eşitlikleri yutucu yüzey sıcaklıkları veya ısı transfer akışkanı sıcaklığı göz önüne alınarak düzenlenir. Güneş enerjili hava toplayıcılarının anlık verimi, Eş. (11)'de verildiği gibi, çalışma akışkanından elde edilen yararlı ısınım toplayıcı yüzeyine gelen güneş enerjisine oranı olarak tanımlanır.

Kararlı hal koşullarında çalışan bir düzlemsel toplayıcının ortalama akışkan sıcaklığı cinsinden ısıl verimi aşağıdaki eşitlikle tanımlanır:

$$\eta = F_m \left( \tau_c \alpha_{ap} \right) - F_m U \left[ \left( \frac{T_{fi} + T_{fo}}{2} \right) - T_a \right] / I$$
 (23)

Eş. (23)'de,  $F_m$  toplayıcıda gerçekte elde edilen yararlı ısının tüm toplayıcı yüzeyinin akışkan ortalama sıcaklığında olması durumunda alınabilecek yararlı ısıya oranı olarak tanımlanır ve toplayıcı ısıl verim faktörü olarak isimlendirilir, U toplam ısı kayıp katsayısıdır (Duffie and Beckman, 1991).

Eş. (23), bir doğrusal denklemdir ve aşağıdaki gibi tanımlanabilir:

$$\eta(x) = \eta_0 - a_0(x) \tag{24}$$

Eş. (24)'de,  $\eta_0$  ve  $a_0$ , dönüşüm faktörü ve  $x=(T_f - T_a)/I$  dır (TS 3680–2 EN 12975–2,2003).

Türkiyede'de, Avrupa standartlarına uyumlu olarak hazırlanan yeni Türk standartlarında toplam ısı kayıp

katsayısının değişimi dikkate alınarak toplayıcı ısıl verim denklemi ortalama akışkan sıcaklığı temel alınarak ikinci dereceden denklemle verilmektedir (CEN TC 312,1995 ve TS 3680-2 EN 12975-2,2003):

$$\eta = F_m \left( \tau_c \alpha_{ap} \right) - \alpha_1 \left[ \left( \frac{T_{fi} + T_{fo}}{2} \right) - T_a \right] / I$$

$$- \alpha_2 I \left[ \left( \frac{T_{fi} + T_{fo}}{2} \right) - T_a / I \right]^2$$
(25)

Eş. (25)'de,  $\alpha_1$  birinci dereceden ısı kayıp katsayısı,  $\alpha_2$  ikinci dereceden ısı kayıp katsayısıdır. Isıl verimin ikinci dereceden denklemle ifade edilebilmesi için  $a_2$  değeri negatif olmamalıdır.

Eş. (25), ikinci dereceden denklem olarak aşağıdaki gibi ifade edilir:

$$\eta(x) = \eta_1 - a_1(x) - a_2 I(x^2)$$
(26)

Eş. (26)'de,  $\eta_1$ ,  $a_1$  ve  $a_2$  dönüşüm faktörü ve x=(T\_{\rm fm} - T\_a)/I dır.

# SONUÇLAR

Güneş enerjili ısıtma sistemlerinin verimini etkileyen faktörler: sisteme giren akışkan debisi ve sıcaklığı, çevre sıcaklığı, rüzgar hızı ve sistem tasarımıdır. Bu calışmada, 2x1m. boyutlarında, tek cam örtü ve düzlemsel bir yutucuya sahip ve aralarında 0.025 m. vüksekliğinde bir hava akıs kanalının olduğu hava akışkanlı bir güneş kolektörünün ısıl verim değeri irdelenmiştir. Kolektör ısıl verimi, ASHRAE ve TSE standartlarında belirtildiği gibi, ortalama akışkan sıcaklığı cinsinden Eş. (23) ve (25)'de tanımlandığı gibi, sırasıyla birinci ve ikinci derece denklemle ifade edilmektedir. Bu nedenle, yukarıda tanımlanan çalışma parametrelerine göre, MATLAB bilgisayar programında eğri uydurma tekniği ile, (T<sub>fm</sub> - T<sub>a</sub>)/I değeri ile ısıl verim değerine karşılık gelen birinci ve ikinci derece eğriler çizilmiş ve sırasıyla Şekil 16 ve Şekil 17'de gösterilmiştir.

Her bir akışkan debisi değerine karşılık gelen eğrilerin matematiksel ifadesi Tablo 1.'de verilmiştir.

**Tablo 1.** Düzlemsel hava akışkanlı güneş kolektörü ısıl verimi için önerilen doğrusal ve ikinci dereceden polinom denklemleri ( $x=(T_{ex}-T_{a})/I$  calışma parametresidir)

x = (1  fm - 1  a) / 1  gangina parametersion					
Hava debisi	Doğrusal	İkinci dereceden			
$[kg/(cm^2)]$	denklem	polinom denklem			
$\dot{m} = 0.02$	$\eta_{dd} = 0.3288$ -	$\eta_{id} = 0.3286$ -			
<i>mf</i> 0.02	4.737x	$4.718x-0.379x^2$			
$\dot{m} = 0.03$	$\eta_{dd} = 0.3968$ -	$\eta_{id} = 0.3966$ -			
<i>m</i> <sub>f</sub> 0.05	5.869x	$5.653x - 4.474x^2$			
$\dot{m} = 0.04$	$\eta_{dd} = 0.4482$ -	$\eta_{id} = 0.4449$ -			
<i>mf</i> 0.04	6.684x	$6.297x-8.222x^2$			



Şekil 16. Kolektör ısıl veriminin çalışma parametresine göre değişimi (Doğrusal denklem).



**Şekil 17.** Kolektör ısıl veriminin çalışma parametresine göre değişimi (İkinci derece polinom denklem)

Eş. (23) ve (25)'de,  $F_m$ , U,  $(\tau_c \alpha_{ap})$ ,  $\alpha_l$ ,  $\alpha_2$ katsayılarının belirlenmesi gerekmektedir. Eş. (23)'de tanımlanan doğrusal denklem verim ifadesindeki  $F_m(\tau_c \alpha_{ap})$  ve  $F_m U$  ifadesi yerine, sırasıyla Eş. (24)'de yer alan  $\eta_0$  ve  $a_0$  dönüşüm faktörü ifadeleri kullanılabilir. Aynı şekilde, Eş. (25)'de tanımlanan ikinci derece ısıl verim ifadesindeki  $F_m(\tau_c \alpha_{ap})$ ,  $\alpha_l$ , ve  $\alpha_2$  katsayıları yerine, sırasıyla Eş. (26)'de tanımlanan  $\eta_1$ ,  $a_1$  ve  $a_2$  dönüşüm faktörü ifadeleri kullanılabilir.

 $\dot{m}_f = 0.02, 0.03$  ve 0.04 kg/cm<sup>2</sup> debi değerleri için, doğrusal denklem ısıl verim ifadesindeki  $\eta_0$  dönüşüm faktörü sırasıyla 0.3288, 0.3968 ve 0.4482,  $a_0$  dönüşüm faktörü ise 4.737, 5.869 ve 6.684 olarak bulunmuştur. Benzer şekilde, aynı debi değerleri için, ikinci derece ısıl verim ifadesindeki,  $\eta_1$  dönüşüm faktörü sırasıyla 0.3286, 0.3966 ve 0.4449,  $a_1$  dönüşüm faktörü sırasıyla 4.718, 5.653 ve 6.297,  $a_2$  dönüşüm faktörü sırasıyla 0.379, 4.474 ve 8.222 olarak bulunmuştur. Metwally v.d. (1997), 5×1 m. boyutlarında ve yalıtıma kadar mesafesi 12 cm. olan düzlemsel hava akışkanlı güneş kolektörünün ısıl verimini deneysel olarak incelemişlerdir. Cam örtü kalınlığı ve ışınım geçirme katsayısı sırasıyla 3 mm. ve  $\tau_c = 0.85$ , siyaha boyanmış hafif çelikten yapılmış yutucu levha kalınlığı ve ısı ışınım yutma katsayısı ise sırasıyla 0.8 mm. ve  $\alpha_{ap}=0.9$ olan düzlemsel kolektörü  $\theta=30^{\circ}$  eğimde yerleştirerek test etmiştir. Ortalama çevre sıcaklığının  $T_a=25$  °C, kolektör yüzeyine gelen güneş ışınımı şiddetinin I=950  $W/m^2$  ve hava debisinin  $\dot{m}_f = 0.02, 0.03$  ve 0.04 kg/cm<sup>2</sup> olduğu şartlar için kolektör ısıl verimini sırasıyla %18, %22 ve %25 olarak bulmuştur. Şekil 15'den görüleceği gibi, bu çalışmada yapılan model sonuçlarında da debi artışının ortalama ısıl verimini artırdığı ve uyumlu sonuçlar verdiği belirlenmiştir.

## KAYNAKLAR

Abu-Hamdeh, Nidal H., Simulation study of solar air heater, *Solar Energy* 74, 309–317, 2003.

Al-Kamil, M. Taki and Al-Ghareeb, A., Effect of Thermal Radiation inside Solar Air Heater, *Energy Conversion&Management* 38, 1451-1458, 1997.

ASHRAE Standard 93-77 methods of testing to determine the thermal performance of solar collectors, *The American Society of Heating, Refrigerating, and Air conditioning Engineers*, Inc., New York, 1978.

Bhargava, A.K., Evaluation of the performance of air heaters of conventional designs, *Solar Energy* 29, 523-533, 1982.

Choudhury, C., Chauhan, P.M. and Garg, H.P., Design curves for conventional solar air heaters, *Renewable Energy* 6, 739-749, 1995.

Çengel, Y., *Heat Transfer A Practical Approach* (Second Ed.), McGraw-Hill, New York, 2003.

Duffie, J.A. and Beckman, W.A., *Solar Engineering of Thermal Processes*, (Second Ed.), John Wiley & Sons, New York, 1991.

Durmuş, Aydın and Kurtbaş, İrfan., Yeni Tasarlanan Havalı Kolektör Yardımı İle Elazığ Yöresi Kayısılarının Kurutulması ve Kolektör Verimi, *IV. Mühendislik-Mimarlık Sempozyumu*, Balıkesir Üniversitesi, 11-12-13 Eylül 2002.

Enibe S.O., Thermal analysis of a natural circulation solar air heater with phase change material energy storage, *Renewable Energy* 28, 2269–2299, 2003.

Forson F.K., Nazha M.A.A. and Rajakaruna H., Experimental and simulation studies on a single pass, double duct solar air heater, *Energy Conversion and Management* 44, 1209–1227, 2003.

Şekil 16 ve 17'den görüldüğü gibi, yüksek çalışma parametresi değerlerinde, anlık verim değerlerindeki belirgin artışlar debi artışıyla azalan bir eğim değişik çalışma göstermektedir. Bu çalışmada, parametrelerine göre ısıl verimlilik değişimleri öngörülmüş ve karşılaştırılmıştır. Basınç düşümleri calışmada dikkate alınmamıştır. Zorlanmış dolaşımlı sıcak havalı ısıtma sistemlerinde fanlarda harcanan güçler en önemli işletme maliyetini oluşturmaktadır. Doğru çalışma parametrelerinin saptanmasında, faydamaliyet analizlerinin de yapılması gerekmektedir. İlerleyen çalışmalarda, farklı kolektör yapılarının ısıl verimleri deneysel ve teorik olarak karşılaştırılacaktır. Aynı zamanda, daha büyük hava debilerinin ısıl verime etkisi araştırılabilir ve optimum çalışma aralığı incelenebilir.

Garg, H.P., Treatise on Solar Energy Volume I Fundamentals of Solar Energy, John Wiley&Sons, New Delhi, 1982.

Gunnewiek L.H., Hollands K.G.T. and Brundrett E., Effect of wind on flow distribution in unglazed transpired-plate collectors, *Solar energy* 72, 317-325, 2002.

Hachemi A., Thermal heat performance enhancement by interaction between the radiation and convection in solar air heaters, *Renewable Energy* 12, 419-433, 1997.

Hegazy Adel A., Optimum channel geometry for solar air heaters of conventional design and constant flow operation, *Energy Conversion&Management* 38, 757-774, 1999.

Isıl Güneş Enerjisi Sistemleri, Güneş Enerjisi Kolektörleri, Bölüm 2, TS EN 12975-2

Jannot Yves and Coulibaly Y., Radiative Heat Transfer in a Solar Air Heater Covered with a Plastic Fim, *Solar energy* 60, 35-40, 1997.

Kurtbaş, İrfan and Durmuş, A., Efficiency and exergy analysis of a new solar air heater, *Renewable Energy* 29, 1489–1501,2004.

Lin, Wenxian, Gao, W. and Liu T., A parametric study on the thermal performance of cross-corrugated solar air collectors, *Applied Thermal Engineering*, 26, 1043– 1053,2006.

Mc Adams W.H, *Heat Transmission* (Third ed.), McGraw-Hill, New York, 1954.

Metwally, M.N, Abou-Ziyan H.Z, El-Leathy A.M, Performance of Advanced Corrugtaed-Duct Solar Air Collector Compared with Five Conventional Designs, Renewable Energy 10, 519-537, 1997. Naphon, Paisarn, Kongtragool, B., Theoretical study on heat transfer characteristics and performance of the flatplate solar air heaters, *Int. Comm. Heat Mass Transfer* 30, 1125-1136, 2003.

Swinbank, W.C., Long-wave radiation from clear skies, *Quarterly Journal of the Royal Meteorological Society* 89, 339, 1963.

Test Methods for Solar Collectors, Part I, Thermal Performance of Liquid Heating Collectors Including Pressure Drop, CEN TC 312, PT1, 1995.

Timoumi S., Mihoubi D. and Zagrouba F., Simulation model for a solar drying process, *Desalination*, 168, 111-115,2004.

Toğrul, İnci Türk, Pehlivan D., The performance of a solar air heater with conical concentrator under forced convection, *International Journal of Thermal Sciences* 42, 571–581,2003.

Türk Standardı TS 3680-2 EN 12975-2, *Isıl Güneş Enerjisi Sistemleri ve Bileşenleri-Güneş Enerjisi Kolektörleri-Bölüm 2: Deney metotları*, Türk Standardları Enstitüsü, Ankara, 2003.

Yeh, Ho-Ming, Ho C., Hou J., The improvement of collector efficiency in solar air heaters by simultaneously air flow over and under the absorbing plate, *Energy* 24, 857–871, 1999.

Zhai, X.Q., Dai,Y.J., Wang, R.Z., Comparison of heating and natural ventilation in a solar house induced by two roof solar collectors, *Applied Thermal Engineering* 25, 741–757, 2005.



Abdullah YILDIZ, 1978 yılı Uşak doğumludur. Dumlupınar Üniversitesi Mühendislik Fakültesi Makina Mühendisliği Bölümü'nden 2000 yılında Mühendis, 2003 yılında Yüksek Mühendis derecelerini aldı. 2002 yılında Afyon Kocatepe Üniversitesi Uşak Makina Mühendisliği Bölümünde Araştırma Görevlisi olarak göreve başladı. 2003 yılında Ege Üniversitesi Makina Mühendisliği Bölümü Termodinamik Anabilim Dalında doktora eğitimine başladı ve 35. madde kapsamında Ege Üniversitesi Makina Mühendisliği Bölümünde hala Araştırma Görevlisi olarak çalışmaktadır.



Ali GÜNGÖR, 1955 Elazığ doğumlu ve iki kız çocuk babasıdır. Ege Üniversitesi Mühendislik Bilimleri Fakültesi Makina Mühendisliği Bölümü'nden 1977 yılında Mühendis, 1978 yılında Yüksek Mühendis ve aynı Üniversitenin Güneş Enerjisi Enstitüsü'nden 1985 yılında Doktor Mühendis derecelerini aldı. 1986 yılında Kanada'da Brace Research Instute'de altı ay araştırmalarda bulundu. 1989 yılında Isı ve Madde Transferi Bilim Dalı'nda Doçent oldu. 1996 yılında Ege Üniversitesi'nde Profesör ünvanını aldı. Halen Ege Üniversitesi Mühendislik Fakültesi Makina Mühendisliği Bölümü'nde Bölüm Başkanı ve Öğretim Üyesi olarak çalışmaktadır.