ÇARPAN OSİLASYONLU JETLERDE OSİLASYON KARAKTERİSTİKLERİNİN VE ÇARPMA MESAFESİNİN AKIŞ VE ISI TRANSFERİNE ETKİLERİNİN SAYISAL OLARAK İNCELENMESİ

Tolga DEMIRCAN, Hasmet TURKOGLU

Gazi Üniversitesi Mühendislik Fakültesi Makine Mühendisliği Bölümü 06570 Maltepe/ANKARA tolgad@gazi.edu.tr, hasmet@gazi.edu.tr

(Geliş/Received: 04.03.2010; Kabul/Accepted: 14.07.2010)

ÖZET

Bu çalışmada, birbirine paralel olarak yerleştirilmiş, iki yatay sonsuz levha arasına püskürtülen bir jet ele alınmıştır. Üst levhada bulunan dikdörtgen bir lüleden osilasyonlu bir hava jeti, sıcak alt levhaya çarptırılmıştır. Jetin lüleden çıkış hızı, zamana bağlı olarak sinüs eğrisi şeklinde periyodik olarak değişmektedir. Kontrol hacmi metodu ve SIMPLE algoritması kullanılarak bir bilgisayar programı geliştirilmiştir. Levhalar arası mesafenin lüle genişliğine oranının (H/W), jet hızının salınım genliğinin ve frekansının, akış ve ısı transferine etkileri incelenmiştir. Yapılan simülasyonlar, levhalar arası mesafe arttıkça, durma noktası Nusselt sayısının azaldığını, ancak H/W oranının 2'den büyük değerlerinde Nusselt sayısındaki değişimin çok az olduğunu göstermiştir. Durma noktası Nusselt sayısının, H/W oranının küçük değerlerinde, kararlı jet Nusselt sayısına çok yakın olduğu; H/W oranının 1,5'den büyük olduğu durumlarda ise osilasyonlu jet Nusselt sayısının, kararlı jet Nusselt sayısının adına büyük olduğu görülmüştür.

Anahtar Kelimeler: Çarpan jet; Osilasyon; Laminar akış; Sayısal çözüm.

NUMERICAL ANALYSIS OF EFFECTS OF THE OSCILLATION CHARACTERISTICS AND THE NOZZLE TO PLATE DISTANCE ON THE FLOW AND HEAT TRANSFER IN OSCILLATING IMPINGING JETS

ABSTRACT

In this study, a sinusoidally oscillating jet injected through a rectangular slot between two infinite horizontal plates was considered. Bottom plate was kept at constant temperature and the top plate was insulated. The oscillating air jet, issued from a rectangular slot on the top plate was impinged on the bottom hot plate. A computer program was developed by using the control volume technique and SIMPLE algorithm. Using this computer program, flow and heat transfer characteristics of the jet flow were numerically analyzed. The effects of the H/W, oscillation amplitude and oscillation frequency on the flow and heat transfer were investigated. It was observed that the stagnation point Nusselt number decreases with the increasing H/W ratio, but variation in the Nusselt number for H/W greater than 2 is very small. It is also observed that the oscillation of jet has no effect on stagnation Nusselt number when H/W is approximately less than 1.5. However, at the cases when H/W is greater than 1.5 the oscillating increases the Nusselt number with respect to the Nusselt number of a steady jet.

Keywords: Impinging jet; Oscillation; Laminar flow; Numerical solution.

1. GİRİŞ (INTRODUCTION)

Mühendislik uygulamalarında yüksek sıcaklıklara çıkan elemanların uygun sıcaklıklara kadar soğutulması önemli bir problemdir. Özellikle teknolojideki gelişmeler, elektronik cihazların kullanımının artmasını ve bu sistemlerin güvenli çalışma sıcaklıklarına soğutulması gereksinimini ortaya çıkarmıştır. Gün geçtikçe elektronik elemanların boyutları küçülmekte ve birim hacimde oluşan ısı artmaktadır. Dolayısıyla, daha etkin soğutma sistemlerine ihtiyaç duyulmaktadır. Özellikle küçük boyutlu sistemlerin soğutulmasında, büyük soğutma sistemlerinin kullanılması önemli bir sorundur. Çarpan jetler etkili bir soğutma sağladığı için yaygın olarak uygulanan bir yöntemdir.

Çarpan jet bir lüle veya yarıktan bir akışkanın püskürtülerek hedef bir yüzeye çarptırılması ile elde edilir. Çarpan jetin çalışma prensibi sınır tabakayı kaldırarak veya incelterek ısı transferini artırma esasına dayanır. Dolayısıyla akışkan ile yüzey arasında yüksek yerel ısı transfer katsayısı elde edilerek çarpma yüzeyinde ısı ve kütle aktarımı sağlanır. Carpan jetler türbin kanatlarının soğutulmasında, elektronik devre elemanlarının soğutulmasında, tekstil, kâğıt, cam, gıda gibi birçok endüstrivel sektörde kurutma, ısıtma ve soğutma uvgulamalarında kullanılır. Lülelerin sekli, akıskanın lüleden çıkış hızı, sıcaklığı, lüle ile yüzey arasındaki mesafe ve yüzeye çarpma şekli ısı transferine etki eden faktörlerdir.

Dik açı ile çarpan jetlerde jetin eksen çizgisinin hedef yüzey ile kesiştiği noktaya geometrik çarpma noktası denir ve maksimum ısı transferinin meydana geldiği durma noktası ile çakışıktır. Düz bir yüzeye çarpan jet, serbest jet bölgesi, durma veya çarpma bölgesi ve duvar jeti bölgesi olmak üzere bölümlere ayrılabilir [1]. Bu bölümler Şekil 1'de gösterilmektedir.



Şekil 1. Yüzeye çarpan bir jetin şematik görünümü. (Schematic view of a single impinging jet.)

Literatürde çarpan jetlerle ilgili birçok çalışma bulunmaktadır. Bunlar, çarpan jetlerin akış ve ısı transferi karakteristikleri ve basınç düşümü ile ilgilidir. Yapılan bu çalışmalar incelendiğinde, farklı geometrilerde ve farklı çalışma koşullarında çarpan jetlerin incelendiği görülmektedir. Gordon ve Akfirat [2], hava jetlerini deneysel olarak inceleyerek, sadece hıza ve mesafeye bağlı sınır tabakası kalınlığıyla, ısı karakteristiklerinin belirlenemeveceğini. transferi ietteki türbülansın da önemli olduğunu göstermislerdir. Miyazaki ve Silberman [3] ise, düz bir yüzeye çarpan, iki boyutlu laminer çarpan jetin akış ve ısı transfer karakteristiklerini incelemişlerdir. Çalışma sonucunda, yerel sürtünme katsayısı ve sayısının değişimini elde Nusselt etmişlerdir. Boyutsuz lüle-hedef yüzey arası mesafe H=1

olduğunda maksimum değerine ulaşan sürtünme katsayısının, H=∞'daki değerinden 3.5 kat daha yüksek olduğunu gözlemlemişlerdir. Benzer şekilde, H=1 olduğundaki Nusselt sayısının maksimum değerinin, H=∞'daki değerinden yaklaşık olarak 1.7 kat daha yüksek olduğunu belirtmişlerdir. Yan ve Saniei [4], dairesel jetlerde, yüzeye çarpma açısının ve jet ile hedef yüzey arasındaki mesafenin yerel taşınım katsayılarına etkilerini incelemişlerdir. Dik çarpmada, jet ile hedef yüzey arasındaki mesafenin azalması ile, akışın simetrik yapısının bozulduğunu belirlemişlerdir. Morris vd. [5], çarpan jetlerin akış alanlarını, FLUENT paket programı yardımıyla sayısal olarak incelemişler ve küçük Reynolds sayılarında, akış alanı içinde üç den fazla sirkülasyon bölgesinin oluştuğu gözlenmiştir. Reynolds sayısı, lüle çapı ve lüle ile hedef yüzey arasındaki mesafenin artırılmasıyla, sirkülasyonların jet ekseninden uzaklaştığını belirlemişlerdir.

Chirac ve Ortega [6] düzlemsel bir levha üzerine carpan jetin ısı transferine etkisini, kararlı ve kararsız durumlar için sayısal olarak incelemişlerdir. Reynolds sayısı 250-750 ve Prandtl sayısı 0.7 için sabit çarpma mesafesi-jet genişliği oranı H/W=5 için çalışmışlardır. Reynolds sayısı 585 ile 650 arasını kararlı rejimden, kararsız rejime geçiş bölgesi olarak bulmuşlardır. Kararlı rejimde Reynolds sayısının yükselmesi ile Nusselt sayısının da arttığını gözlemlemişlerdir. Reynolds 750'de akışın tamamen kararsız hale geldiğini belirlemişler ve kararlı hale göre daha büyük ortalama transfer katsayısı olustuğunu 1S1 belirlemişlerdir. Chung vd. [7] kararsız rejim için carpan jetlerdeki momentum ve 1s1 transferi karakteristiklerini incelemişlerdir. Anlık akış ve sıcaklık alanlarının detaylı analizini yapmışlardır. Kararsızlığın, akış alanında oluşan birincil vortisitilerden olustuğunu ve bu vortisitilerin verinin durma noktasındaki Nusselt sayısını önemli oranda etkilediğini belirtmişlerdir. Camcı ve Herr [8], kendi kendine salınımlı jetlerle ilgili çalışmalar yapmışlardır. Bu çalışmalarda, eksenine normal yönde periyodik salınımlı jetler incelenmiştir. Durma noktası çizgisinde, Nusselt sayısının artışının %70 civarında olduğunu belirlemişlerdir. Salınımın, taşınım ve difüzyonu önemli ölçüde artırdığını belirtmişlerdir. Sahoo ve Sharif [9], sabit 1s1 ak1s1 uygulanmış bir yüzeyin çarpan jet yardımı ile soğutulmasındaki akış ve 1s1 transfer karakteristiklerini nümerik olarak incelemişlerdir. Verilen Richardson sayısında, ısı akısı uygulanan yüzeydeki ortalama Nusselt sayısının, jet çıkışındaki Reynolds sayısının artışıyla arttığını belirlemişlerdir. Fakat verilen Reynolds sayısında, ortalama Nusselt sayısının, Richardson sayısı ile değişim göstermediğini gözlemlemişlerdir.

Zhou ve Lee [10], çarpan dikdörtgensel jetlerdeki zorlanmış ısı transferini deneysel olarak incelemişlerdir. Çalışmalarının sonucunda, Reynolds sayısının, lüle ile çarpma noktası arasındaki mesafenin ve türbülans yoğunluğunun, gerçekleşen ısı transferi üzerinde önemli bir etkisi olduğunu belirtmişlerdir. Demircan ve Türkoğlu [11] sabit çarpma mesafesi için, sınırlandırılmış bir çarpan jette, osilasyonun akış ve ısı transferine etkisini sayısal olarak incelemişlerdir. Reynolds sayısı 100-700, salınım genliği 0,1V₀-0,5V₀ ve salınım frekansı 1-10 Hz aralığında çalışmışlardır. Salınım frekansı ve genliğinin artırılması ile durma noktası Nusselt sayısının, salınımsız jet Nusselt sayısına göre arttığını gözlemlemişlerdir. Çalışılan genlikler için, salınım frekansının artmasına paralel olarak periyot boyunca zaman ortalama durma noktası Nusselt sayısının değerinin arttığını fakat salınım frekansı 6 Hz'den sonra periyot boyunca zaman ortalama durma noktası Nusselt sayısının değerinin yaklaşık olarak aynı kaldığını belirtmişlerdir. Lee vd. [12], farklı kanal vükseklikleri icin, sınırlandırılmış carpan jetlerdeki ısı transferini ve akıs karakteristiklerini sonlu hacimler metodunu kullanarak sayısal olarak incelemişlerdir. Kritik Reynolds sayısı'nın kanal yüksekliğine ve Reynolds sayısına bağlı olduğunu belirtmişlerdir. Reynolds sayısı'nın, kritik Reynolds sayısı'nın üstünde olduğu durumlarda kararsız ve asimetrik bir akışın oluştuğu gözlenmiştir. Reynolds sayısının ve kanal yüksekliğinin artışıyla, zaman ve alan ortalama yüzey sürtünme katsayısının azaldığını belirtmişlerdir. Sharif ve Banerjee [13], hareket eden bir plaka üzerine uygulanan bir çarpan jetin ısı transferine etkisini k-ɛ türbülans modelini kullanarak sayısal olarak incelemişlerdir. Plaka hızının, akış karakteristikleri ve 1s1 transferi üzerinde etkili olduğunu belirtmişlerdir. Reynolds sayısının artması ile yüzey sürtünme katsayısı azalırken, plaka boyunca hesaplanan ortalama Nusselt sayısında artıs gerçekleştiğini gözlemlemişlerdir.

Literatürde bulunan çalışmalar genelde zamandan bağımsız çarpan jetlerle ilgilidir. Hızı zamanla değişen (osilasyonlu ve pulsatif) jetlerle ilgili az sayıda çalışma bulunmaktadır. Literatürdeki bu eksikliği gidermek amacıyla, bu çalışmada osilasyonlu bir çarpan jetin ısı transferine etkileri analiz edilmiştir. Sinüzoidal olarak değişen jet giriş hızının genliğinin, frekansının ve Reynolds sayısının akış ve ısı transferi karakteristiklerine nasıl etkidiği, farklı H/W oranları için araştırılmıştır. Bu amaç için kontrol hacmi metodu ve SIMPLE algoritması kullanılarak bir bilgisayar programı geliştirilmiştir.

2. PROBLEMIN TANIMI VE MATEMATIKSEL FORMULASYON (DESCRIPTION OF THE PROBLEM AND THE MATHEMATICAL FORMULATION)

Bu çalışmada, birbirine paralel olarak yerleştirilmiş, iki yatay sonsuz levha ele alınmıştır. Üstteki levha yalıtılmış, alttaki levha ise sabit sıcaklıkta tutulmuştur. Üst levhanın ortasında bulunan dikdörtgen kesitli bir lüleden salınımlı olarak püskürtülen bir jet, sıcak alt levhaya çarpmaktadır. Jet akışkanı olarak hava kullanılmıştır. Jet çıkış hızı, zamana bağlı sinüs eğrisi şeklinde salınımlıdır, ancak verilen bir anda lüle kesitinde üniformdur. Jetin lüleden çıkış hızı $V_{in}(t)=V_0+AV_0Sinot$ fonksiyonu ile tanımlanmıştır. Burada, V_0 ortalama jet hızı ve "A" ise salınım genliğini ortalama hızın belirlenen bir oranına eşit olmasını sağlayan bir katsayıdır. Akışın z yönünden bağımsız ve incelenen hız aralığında laminer olduğu kabul edilmiştir. Akış alanı içerisinde sıcaklık değişiminin küçük olmasından dolayı, akışkanın yoğunluğu, viskozitesi ve ısı iletim katsayısının değişimi ihmal edilmiştir. Bunlara göre, problemin temel denklemleri aşağıdaki gibi yazılabilir:

Süreklilik denklemi (Continuity equation)

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0 \tag{1}$$

 $x - y \ddot{o} n \ddot{u}$ momentum denklemi (Momentum equation in x – direction)

$$\frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} = \frac{-1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} + v \left(\frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} \right)$$
(2)

y – yönü momentum denklemi (Momentum equation in y – direction)

$$\frac{\partial v}{\partial t} + u \frac{\partial v}{\partial x} + v \frac{\partial v}{\partial y} = \frac{-1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} + v \left(\frac{\partial^2 v}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} \right)$$
(3)

Enerji denklemi (Energy equation)

$$\frac{\partial T}{\partial t} + u \frac{\partial T}{\partial x} + v \frac{\partial T}{\partial y} = \alpha \left(\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} \right)$$
(4)

Sınır Şartları (Boundary conditions)

Akışkan, lüle çıkışında sabit T_A sıcaklığındadır ve hızının düşey bileşeni, $V_{in}(t)=V_0+AV_0Sin\omega t$ formülü ile belirlenmiştir. Kanal çıkış düzleminde hız ve sıcaklık değişimlerinin ihmal edilebilecek düzeyde olduğu kabul edilebilir. Akışın lüle düşey orta düzlemine göre simetrik olduğu varsayılmıştır. Üst levha yalıtılmış, alt levha ise sabit sıcaklıkta tutulmuştur. Bu kabullere göre, problemin sınır şartları Şekil 2'de gösterilmiştir.



Şekil 2. Çözüm alanı ve sınır şartları (Solution domain and boundary conditions.)

Nusselt Sayısının Hesaplanması (Calculation of Nusselt Number)

Nusselt sayısının tanımlanmasında, karakteristik uzunluk olarak lüle hidrolik çapı $D_{h}=2W$ kullanılmıştır. Akış ve hız alanı zamanla periyodik olarak değişmektedir. Alt levha üzerindeki ısı transferini karakterize edebilmek için farklı Nusselt sayılarının hesaplanması gerekir. Yukarıdaki denklemlerin çözümü sonunda elde edilen sıcaklık dağılımından yararlanılarak anlık yerel, anlık alan ortalama, periyot ve yüzey ortalama, anlık durma noktası ve periyot ortalama durma noktası Nusselt sayıları hesaplanmıştır. Anlık yerel Nusselt sayısı aşağıdaki gibi elde edilmiştir.

$$Nu_{x} = \frac{hD_{h}}{k} = \frac{h2W}{k} = -\frac{2W}{\left(T_{y} - T_{A}\right)}\frac{\partial T}{\partial y}\bigg|_{y=0}$$
(5)

Anlık yerel Nusselt sayısının levha yüzeyinde integre edilip, toplam yüzey alanına bölünmesi ile, sıcak alt levha üzerindeki anlık alan ortalama Nusselt sayısı aşağıdaki şekilde elde edilir:

$$N\overline{u}_{A} = \frac{1}{A} \int_{A} Nu_{x} \, dA \tag{6}$$

Anlık alan ortalama Nusselt sayısının, salınım periyodu boyunca ortalaması alınırsa, periyot boyunca alan ve zaman ortalama Nusselt sayısı elde edilir.

$$N\overline{u} = \frac{1}{\tau} \int_{\tau} \frac{1}{A} \int_{A} Nu_x \, dA \, dt \tag{7}$$

Anlık yerel Nusselt sayısının durma (çarpma) noktasındaki değeri, anlık durma noktası Nusselt sayısı (Nu_{max}) olarak tanımlanır.

$$Nu_{\max} = Nu_x \big|_{x=0} \tag{8}$$

Anlık durma noktası Nusselt sayısının periyot boyunca ortalaması alınır ise, periyot boyunca zaman ortalama durma noktası Nusselt sayısı $(N\overline{u})_{max}$ elde edilir.

$$\left(N\overline{u}\right)_{\max} = \frac{1}{\tau} \int_{\tau} N u_{\max} dt \tag{9}$$

3. SAYISAL ÇÖZÜM YÖNTEMİ (NUMERICAL SOLUTION METHOD)

olarak Problemin matematiksel modellenmesi sonucunda elde edilen süreklilik, momentum ve enerji denklemlerini sayısal olarak çözmek için, problem alanı sonlu sayıda kontrol hacmine bölünerek, diferansiyel denklemler bu kontrol hacimlerinde cebirsel denklemlere integre edilmis ve dönüştürülmüştür. Konveksiyon terimlerinin ayrıklaştırılması için hibrid metot kullanılmıştır. Zamana bağımlı terimler kapalı (implicit) metot kullanılarak ayrıklaştırılmıştır. Cebirsel denklemlerin çözümü için ise Gauss-Seidel iterasyon tekniği kullanılmıştır. SIMPLE algoritması kullanılarak [14], FORTRAN programlama dilinde bir bilgisayar programı geliştirilmiştir. Bu program yardımıyla, çözüm alanı içerisindeki hız ve sıcaklık dağılımları elde edilmiş ve alt levha yüzeyinde Nusselt sayısı hesaplanmıştır.

Kullanılan ağ sistemi, düşey yönde, alt ve üst levhalar vakınında sık; yatay yönde ise, eksen yakınında sık ve çıkış bölgesine doğru seyrekleşen bir yapıda oluşturulmuştur. Periyot boyunca ortalama Nusselt sayısı ve periyot boyunca durma noktası Nusselt sayısı baz alınarak, değişik H/W oranlarındaki geometriler icin optimum ağ boyutları belirlenmiştir. Deneme simülasvonları sonunda optimum zaman adımı ise $\Delta t = 1 \times 10^{-3} \tau$ olarak belirlenmiştir. Akış zamanla periyodik olarak değişen bir akıştır. Bundan dolayı, hesaplamalar, periyodik kararlı şartlara ulaşılıncaya kadar tekrarlanmıştır. Birbirini takip eden iki periyotta elde edilen Nusselt sayıları arasındaki fark ihmal edilebilecek kadar küçük olduğunda hesaplamalar durdurulmuştur. Sayısal metot ve geliştirilen programın doğruluğunu test etmek için, geliştirilen program kullanılarak elde edilen sonuçlar, literatürdeki sonuçlar [15] ile Demircan ve Türkoğlu [11] tarafından daha önce yayınlanmış olan makalede geliştirilen karşılaştırılmıştır. Bu karşılaştırma, programla elde edilen sonuçların yeterli doğrulukta olduğunu göstermiştir.

4. BULGULAR VE TARTIŞMALAR (RESULTS AND DISCUSSIONS)

Bu çalışmada, lüleden çıkış hızı periyodik olarak değişen ve sıcak bir yüzeye çarpan jetin akış ve ısı transferi karakteristikleri sayısal olarak incelenmiştir. Problem, Reynolds sayısı 300, 500 ve 700 için, levhalar arasındaki mesafenin lüle genişliğine oranının (H/W) 0.5, 1.0, 1.5, 2.0, 3.0, 4.0 ve 5.0 değerleri için sayısal olarak incelenmiştir. Bu çözümler, $0.0V_0$ (sabit jet hızı), $0.2V_0$ $0.4V_0$ ve $0.6V_0$ jet çıkış hızı genlikleri için tekrarlanmıştır. Jet hızının salınım frekansı f=6 Hz olarak sabit alınmıştır. Demircan ve Türkoğlu [11] yaptıkları çalışmada, osilasyonlu bir çarpan jette, diğer tüm parametreler sabit tutulurken, salınım frekansının değerinin artırılmasına paralel olarak periyot boyunca zaman ortalama durma noktası Nusselt sayısının, frekans 6 Hz'e kadar arttığını, bu değerden sonra ise Nusselt sayısında önemli bir değişim olmadığını gözlemlemişlerdir. Bu nedenle yapılan analizlerde frekans 6 Hz olarak sabit alınmıştır.

Şekil 3'de, kararlı jet $(0.0V_0)$ durumunda, sırasıyla H/W oranının 0.5, 1, 1.5, 2, 3, 4 ve 5 olduğu durumlar için hız vektör dağılımları verilmiştir. Düşey olarak püskürtülen jet düşey yönde ilerledikçe, hız profili

değişmektedir. Akışkanın hızı, alt levhaya çarptığı nokta olan durma noktasında sıfır olmaktadır. Daha sonra, akışkan levhaya paralel olarak akmakta ve duvar jetini oluşturmaktadır. Akışkan levhalara paralel olarak akarken, Şekil 3a, b, c, d, e ve f'de görüldüğü gibi, hem alt hem de üst levha yüzeylerinde akıs ayrılması olmakta ve sirkülasyonlar oluşmaktadır. Oluşan sirkülasyonların yerleri ve büyüklükleri H/W oranı değerine bağlı olarak değişmektedir. H/W oranı arttıkça, alt ve üst levha üzerindeki sirkülasyonlar çıkışa doğru kaymakta ve büyümektedir. Şekil 3g'de görüldüğü gibi, levhalar arası mesafe çok artığında (H/W=5), sirkülasyon bölgeleri kaybolmakta ve çarpma noktasından biraz sonra, akış düz levha üzerindeki akış haline dönüşmektedir. Ancak, üst levhaya yakın bölgede düşük hızlı bir ters akış oluşmaktadır.



Şekil 3. Kararlı rejimde, Re=500 için farklı H/W değerlerinde hız vektörleri dağılımı. a) H/W=0.5, b) H/W=1, c) H/W=1.5, d) H/W=2, e) H/W=3, f) H/W=4, g) H/W=5 (The velocity vector distributions at different H/W values for steady jet of Re=500. a) H/W=0.5, b) H/W=1, c) H/W=1.5, d) H/W=2, e) H/W=3, f) H/W=4, g) H/W=5.)

Sekil 4'te, Reynolds sayısı 700, H/W oranı 2, salınım genliği 0.2V₀ ve salınım frekansı 6Hz için, salınım periyodunun farklı anlarındaki hız vektörlerinin dağılımları verilmiştir. Bu şekiller incelendiğinde, akış alanı hız dağılımının zaman ile değiştiği görülmektedir. Bunun sebebi, periyodun farklı anlarında jet çıkış hızının zamanla değişimidir. Şekil 4a, b ve c'de görüldüğü gibi, lüle çıkışına yakın bölgede iki farklı sirkülasyon ve alt duvar üzerinde bir sirkülasyon oluşmaktadır. Zamanın ilerlemesiyle, lüleye yakın bölgede oluşan sirkülasyonun büyüdüğü ve diğer sirkülasyon ile birleştiği görülmektedir. Salınım periyodunun sonunda (Şekil 4d), üst bölgedeki sirkülasyonların birleştiği ve lüle çıkışında sirkülasyonun olusmava veni bir basladığı görülmektedir. Alt levha üzerindeki sirkülasyonun da zamanla hem yeri hem de büyüklüğü değişmektedir. Bunlar, göstermektedir ki, osilasyonlu iet kullanılmasında amaçlandığı gibi, akış alanı sürekli kendini yenilemektedir. Akış alanının sürekli yenilenmesinin sonucu olarak ısı transferinin artması beklenen bir sonuctur.



Şekil 4. Reynolds sayısı 700, H/W oranı 2, salınım genliği $0.2V_0$ ve salınım frekansı 6Hz için, salınım periyodunun farklı anlarındaki hız vektörlerinin dağılımları. a) t=0.0 τ , b) t=0.25 τ , c) t=0.5 τ ve d) t=0.75 τ (The velocity vector distribution at different instants of oscillation period for Re=700, H/W=2, oscillation amplitude of 0.2V₀ and frequency of 6Hz. a) t=0.0 τ , b) t=0.25 τ , c) t=0.5 τ ve d) t=0.75 τ .)

Şekil 5'de Reynolds sayısı 700, H/W oranı 2, salınım genliği $0.2V_0$ ve salınım frekansı 6Hz için, salınım periyodunun farklı anlarındaki eş sıcaklık eğrileri verilmiştir. Şekillerde görüldüğü gibi, periyodun tüm anlarında, ısıl sınır tabaka benzer yapıdadır. Isıl sınır tabaka, jetin levhaya çarptığı noktada en küçük değerini almaktadır. Periyodun farklı anlarında, jet hızının farklı olması ve alt levha üzerinde oluşan sirkülasyonların yerlerinin farklı olması, sınır tabaka kalınlığının, periyot boyunca değişmesine sebep olmaktadır. Bunun sonucu olarak, periyot boyunca levha yüzeyindeki ısı transferi (Nusselt sayısı) değişmektedir.



Şekil 5. Reynolds sayısı 700, H/W oranı 2, salınım genliği $0.2V_0$ ve salınım frekansı 6Hz için, salınım periyodunun farklı anlarındaki eş sıcaklık çizgileri. a) t=0.0 τ , b) t=0.25 τ , c) t=0.5 τ ve d) t=0.75 τ (Temperature contours at different instants of oscillation period for Re=700, H/W=2, oscillation amplitude of $0.2V_0$ and frequency of 6Hz. a) t=0.0 τ , b) t=0.25 τ , c) t=0.5 τ ve d) t=0.75 τ .)

Sekil 6'da, Reynolds sayısı 500, salınım genliği 0.2V₀ ve frekans 6 Hz olduğu durumunda, sırasıyla H/W oranı 0.5, 1, 1.5, 2, 3 ve 5 için, salınım periyodunun t=0.25^t anındaki es sıcaklık eğrileri verilmiştir. Bu sekiller incelenirse, tüm H/W oranlarında benzer olarak, durma noktasında ısıl sınır tabakasının kalınlığı minimum iken, bu kalınlık levha boyunca çıkışa doğru artmaktadır. Bundan dolayı, jetin çarptığı noktada (durma noktasında) maksimum ısı transferi gerçekleşmekte ve ısı transferi levha boyunca çıkışa doğru azalmaktadır. H/W oranının artmasıyla levhalar arası mesafe arttığı için, jet alt levhaya ulaşıncaya kadar momentumunu daha cok kaybetmekte ve bunun sonucu olarak H/W oranı arttıkça, durma noktasında sınır tabaka kalınlığı artmakta ve Nusselt sayısı azalmaktadır.

H/W oranı 3 olduğu duruma kadar, akış alanı içerisindeki sıcaklık dağılımında artan bir farklılaşma olmaktadır. Bu farklı eş sıcaklık bölgeleri oluşumu, H/W oranının 3 olduğu durumda net olarak gözlemlenmektedir. Bunun nedeni, bu geometride akış alanı içersinde oluşan sirkülasyonlu yapının ve yüzeyden ayrılma ve kopmaların daha belirgin olmasındandır. H/W oranı 5 olduğunda ise, duvar boyunca herhangi bir sirkülasyon oluşmadığı için düzgün bir eş sıcaklık eğrisi dağılımı oluşmakta ve ısıl sınır tabaka kalınlığı durma noktasından sonra, lineere yakın bir değişim göstermektedir.



Şekil 6. Reynolds sayısı 500, salınım genliği $0.2V_0$, salınım frekansı 6 Hz ve salınım periyodunun t= 0.25τ anındaki, farklı H/W oranları için eş sıcaklık çizgileri. a) H/W=0.5, b) H/W=1, c) H/W=1.5, d) H/W=2, e) H/W=3, f) H/W=5 (Temperature contours at different H/W ratios for Re=500, oscillation amplitude of $0.2V_0$, frequency of 6Hz and t= 0.25τ a) H/W=0.5, b) H/W=1, c) H/W=1.5, d) H/W=2, e) H/W=3, f) H/W=5.)

Şekil 7'de, H/W=0.5, salınım genliği 0.4V₀ ve frekans 6 Hz için, anlık yerel Nusselt sayısının alt levha boyunca değişimi periyodun farklı anlarında, Reynolds sayısı 300 ve 700 için verilmiştir. Şekilde görüldüğü üzere, her iki Reynolds sayısında da benzer olarak, periyodun farklı anlarındaki Nusselt sayısı eğrileri, genel olarak birbirine benzer formdadır. Ancak, periyodun farklı anlarında, durma noktasına yakın noktalarda, Nusselt sayısı değerleri farklılık gösterirken, durma noktasından uzaklaştıkça Nusselt sayısının değerleri, birbirine yaklaşmakta ve belli bir mesafeden sonra hemen hemen kararlı rejimdeki değer ile aynı olmaktadır. Maksimum Nusselt sayısının değeri, perivodun tüm anlarında farklı değerlerdedir ve periyodun bazı anlarında kararlı jet Nusselt sayısının altında, bazı anlarda ise üstündedir. En yüksek durma noktası Nusselt sayısı, her iki Reynolds sayısında da benzer olarak t=0,25 τ anında, en düşük Nusselt sayısı ise t=0,75τ anında oluşmuştur. Bunun sebebinin, lüleden sinüzoidal olarak enjekte edilen jet akışkanının hızının, t=0,25r anında maksimum, t= $0,75\tau$ anında ise minimum olmasıdır.



Şekil 7. H/W=0.5, salınım genliği $0.4V_0$ ve frekans 6 Hz için, anlık yerel Nusselt sayısının alt levha boyunca değişimi. a) Re=300, b) Re=700 (Variation of instantaneous local Nusselt number along the bottom plate for H/W=0.5, oscillation amplitude of $0.4V_0$ and oscillation frequency of 6 Hz. a) Re=300, b) Re=700.)

Şekil 8'de, H/W=1,5, salınım genliği 0,4V₀ ve frekans 6 Hz için, anlık yerel Nusselt sayısının alt levha boyunca değişimi, Reynolds sayısı 300 ve 700 değerleri için görülmektedir. Şekilde görüldüğü gibi, her iki Reynolds sayısında da, jetin çarptığı nokta olan x=0'da Nusselt sayısının değeri t=0,5t anında maksimum olarak gerçekleşmiştir. Nusselt sayılarının değişimi, her iki Reynolds sayısında birbirlerinden farklı bir davranış göstermektedir. Bunun nedeninin hız farklılıklarından dolayı, levha üzerinde oluşan sirkülasyon bölgelerinin büyüklüğünün ve yerlerinin farklı olmasıdır. Başka bir deyişle, Reynolds sayısının değisimi ile sirkülasyonların yapısı, yeri, büyüklüğü ve bunların sonucu olarak sıcaklık dağılımı değişmektedir. Bu değişimler, akış karakteristiklerini ve dolayısıyla ısı transferini etkilemektedir. Şekil 8b incelenirse, Reynolds sayısı 700 için, Reynolds sayısı 300 durumundan farklı olarak, yatay doğrultuda yüzey boyunca, akışta oluşan bu sirkülasyonlardan dolayı Nusselt sayısı eğrilerinde ikincil maksimum noktalar oluşmaktadır.

Benzer olarak, H/W=5, salınım genliği $0.4V_0$ ve frekans 6 Hz için, Reynolds sayısı 300 ve 700 durumlarındaki anlık yerel Nusselt sayısının alt levha boyunca değişimi, periyodun farklı anları için Şekil 9'da verilmiştir. Her iki Reynolds sayısında da, maksimum Nusselt sayısı, durma noktasında gerçekleşmiştir ve periyodun farklı anları için birbirinden farklı değerler almıştır. H/W=5 için, Reynolds sayısı 300 ve 700 olduğunda levha boyunca anlık Nusselt sayısı değişimleri birbirinden farklıdır. Reynolds 300 için, H/W=5 olduğu durumda tüm eğriler kararlı rejim eğrisine çok benzerdir ve x yönü boyunca ikincil bir tepe noktası oluşumu gözlemlenmemiştir. Reynolds sayısı 700 için ise, H/W=1.5'de olduğu gibi, tüm eğrilerde ikincil hatta üçüncül maksimum noktalar oluştuğu gözlenmiştir.



Şekil 8. H/W=1.5, salınım genliği $0.4V_0$ ve frekans 6 Hz için, anlık yerel Nusselt sayısının alt levha boyunca değişimi. a) Re=300, b) Re=700 (Variation of instantaneous local Nusselt number along the bottom plate for H/W=1.5, oscillation amplitude of $0.4V_0$ and oscillation frequency of 6 Hz. a) Re=300, b) Re=700.)

Şekil 10'da, Reynolds sayısı 300, 500 ve 700 için kararlı jet (sabit jet hızı) durumunda ve ossilasyon frekansı 6 Hz'de sabit tutulurken, periyot boyunca zaman ortalama durma noktası Nusselt sayısının $(N\overline{u}_{max})$, H/W ile değişimi farklı genlikler için verilmiştir. Şekilde görüldüğü üzere, tüm Reynolds sayılarında, hem sabit jet hızı ve hem de oslilasyonlu jet hızı durumlarında, incelenen bütün salınım genliklerinde, periyot boyunca zaman ortalama durma noktası Nusselt sayısı, Reynolds sayısı artıkça artmakta, buna karşılık H/W oranının artması ile belirgin bir azalma göstermektedir. Bu azalma yaklaşık olarak H/W oranının 2 olduğu değere kadar devam etmektedir. Bu değerden sonra $N\overline{u}_{max}$ 'ın değerinde önemli bir değişim olmamaktadır. Ancak, Reynolds sayısı 700 için osilasyonlu jet durumunda, H/W oranının 2 değerinin üzerine artırıldığında, Nusselt sayısında küçük bir artış gözlenmektedir.



Şekil 9. H/W=5, salınım genliği $0.4V_0$ ve frekans 6 Hz için, anlık yerel Nusselt sayısının alt levha boyunca değişimi. a) Re=300, b) Re=700 (Variation of instantaneous local Nusselt number along the bottom plate for H/W=5, oscillation amplitude of $0.4V_0$ and oscillation frequency of 6 Hz. a) Re=300, b) Re=700.)



Şekil 10. Reynolds sayısı 300, 500 ve 700 için, kararlı rejim ve frekans 6 Hz'de, farklı genlikler için, periyot boyunca zaman ortalama durma noktası Nusselt sayısının $(N\overline{u}_{max})$, H/W ile değişimi (The variation of the time averaged stagnation point Nusselt number with the H/W ratio at different oscillation amplitudes, steady jet and frequency of 6 Hz for Reynolds numbers of 300, 500 and 700.)

Sabit jet hızı durumunda H/W=0,5 değerinde, jet Reynolds sayısı, 300 değerinden 700 değerine yükseltildiğinde, durma noktası Nusselt sayısı 24,04'den, 36,83'e yükselmektedir. Dolayısıyla durma noktası Nusselt sayısının değeri yaklaşık olarak %50 artmaktadır. Bu artış diğer tüm H/W değerlerinde de görülmektedir. Reynolds sayısının 300, 500 ve 700 olduğu durumlarda, H/W oranı 0,5'den 2,0'ye yükseltildiğinde, durma noktası Nusselt sayısı sırasıyla %49,5, %48,4 ve %48,8 azalmaktadır. Çarpan jetlerin daha çok yerel soğutma (ısı transferini artırmak) için kullanıldığı göz önüne alınırsa, etkin bir soğutma gerçekleştirebilmek için, incelenen Reynolds sayısı aralığında, H/W oranının 2'den daha küçük olması gerektiği görülmektedir.

İncelenen tüm Reynolds sayılarında, diğer tüm parametreler sabit tutulurken, jetin salınım genliğinin yükseltilmesi ile $N\overline{u}_{max}$ 'ın değerinin, H/W'nin 1,5 den küçük değerleri için kararlı rejimdeki değeri ile hemen hemen aynı olduğu gözlemlenmiştir. Fakat H/W oranı 1,5'den büyük olduğunda, salınım genliğinin artmasıyla $N\overline{u}_{max}$ 'ın değeri, kararlı jet Nusselt sayısına göre artış göstermektedir. İncelenen tüm Reynolds sayıları ve tüm genliklerde benzer durum gözlenmiştir. Dolayısıyla H/W oranının 1,5 den küçük değerleri için salınım genliğinin ısı transferine herhangi bir olumlu etkisinin olmadığı, fakat H/W oranı 1,5'den büyük olduğunda, salınım genliğinin artışının 1S1 transferini artırdığı söylenebilir.

5. SONUÇ (CONCLUSIONS)

Bu çalışmada, birbirine paralel olarak yerleştirilmiş, iki yatay levha ele alınmıştır. Üstteki levha yalıtılmış, alttaki levha ise sabit sıcaklıkta tutulmuştur. Üst levhanın ortasında bulunan dikdörtgen bir lüleden, zamanla hızı sinüzoidal olarak değişen bir hava jeti sıcak alt levhaya çarptırılmıştır. Salınım frekansının 6 Hz değerinde, Reynolds sayısının, levhalar arası mesafenin lüle genişliğine oranının (H/W) ve jetin salınım genliğinin, akış ve ısı transferine etkileri, kontrol hacmi metoduna dayanan ve SIMPLE algoritması kullanılarak geliştirilen bir bilgisayar programı yardımıyla sayısal olarak incelenmiştir.

Yapılan simülasyonlar sonucunda, maksimum ısı transferinin, çarpma (durma) noktasında oluştuğu ve levha boyunca azaldığı görülmüştür. Jetin hızının, dolayısıyla Reynolds sayısının yükseltilmesi, zorlanmış konveksiyonla olan ısı transferi miktarını arttırmasından dolayı levha üzerindeki her noktada ısı transferinin artışına sebep olmuştur. Jet hızının osilasyonlu olmasından dolayı, akış alanı içerisinde yerleri ve büyüklükleri periyot boyunca değişen sirkülasyonlar ve alt levha yüzeyinden ayrılmalar gözlemlenmiştir. Her bir periyot boyunca, akışın genel karakteristiklerinin değişmesi, alt levha yüzeyinde gerçekleşen ısı transferini etkilemiştir.

Reynolds sayısı 300 ve 500 durumu için, diğer tüm parametreler sabit tutulurken, H/W oranı artırıldığında periyot boyunca zaman ortalama durma noktası Nusselt sayısının ($N\overline{u}_{max}$) değeri, H/W oranı 2 olana kadar azalmakta ve bu değerden sonra, H/W oranının artması ile $N\overline{u}_{max}$ 'ın değerinde önemli bir değişim

olmamaktadır. Reynolds sayısı 700 olduğunda ise, benzer olarak, H/W oranı artırıldığında ($N\overline{u}_{max}$) değeri, H/W oranı 2 olana kadar azalmakta fakat bu değerden sonra, H/W oranının artması ile $N\overline{u}_{max}$ 'ın değerinde olumlu yönde küçük bir artış olduğu gözlenmiştir.

İncelenen tüm Reynolds sayılarında, H/W oranının yaklaşık 1,5 değerine kadar, jet salınım genliğinin, periyot boyunca zaman ortalama durma noktası Nusselt sayısını etkilemediği görülmüştür. H/W oranının 1,5'den daha büyük değerlerinde, salınım genliğinin artmasıyla durma noktası Nusselt sayısı, kararlı rejim durma noktası Nusselt sayısına göre küçük bir artış göstermektedir.

Sonuç olarak, H/W oranının küçük olduğu durumlarda, ısı transferinin daha etkili olduğu söylenebilir. Fakat bu küçük H/W oranlarında, osilasyonun ısı transferine etkisi yok denecek kadar azdır. H/W oranının artmasına paralel olarak, ısı transferinin azalmasına rağmen, osilasyon genliğinin artışı ile, ısı transferinde küçük bir artış olmaktadır. Dolayısıyla çarpan jetler kullanılarak ısı transferini yerel olarak artırabilmek için, optimum bir H/W oranın ve salınım genliğinin belirlenmesi önemlidir.

TEŞEKKÜR (ACKNOWLEDGEMENTS)

Bu makale Gazi Üniversitesi Bilimsel Araştırma Projesi Birimi tarafından desteklenen 06/2003-04 numaralı "Yüzeylere Çarpan Osilasyonlu Jetlerin Yüzey Isı Transferine Etkisinin Sayısal Olarak İncelenmesi," isimli proje kapsamında hazırlanmıştır.

SEMBOLLER (SYMBOLS)

А	Salınım genliği
Cp	Sabit basınçta Özgül 1sı, J/kgK
$\mathbf{D}_{\mathbf{h}}$	Hidrolik çap, m
f	Salınım frekansı, Hz
h	Isı taşınım katsayısı, W/m ² K
Н	Lüle ile levha arası mesafe, m
k	Isı iletim katsayısı, W/mK
L	Levha uzunluğu, m
Nu _{max}	Anlık durma noktası Nusselt sayısı
Nu _x	Anlık yerel Nusselt sayısı
Nū	Periyot boyunca alan ve zaman
	ortalama Nusselt sayısı
$N\overline{u}_A$	Anlık alan ortalama Nusselt sayısı
$N\overline{u}_{\rm max}$	Periyot boyunca zaman ortalama durma
	noktası Nusselt sayısı
р	Basınç, Pa
Re	Reynolds sayısı (Re=V ₀ 2W/v)
T _A	Akışkanın giriş sıcaklığı, K
Ty	Alt levhanın sıcaklığı, K
q″	Isı akısı, W/m ²
v	y-yönlü hız bileşeni, m/s

u	x-yönlü hız bileşeni, m/s
V_0	Sabit jet hızı, m/s
W	Lüle genişliği, m
х	Yatay koordinat, m
у	Dikey koordinat, m
Δt	Zaman adımı, s
α	Isı yayılım katsayısı, m ² /s
ρ	Akışkan yoğunluğu, kg/m ³
τ	Zaman periyodu, s
	1 <i>2</i> / 1

v Kinematik viskozite, m^2/s

KAYNAKLAR (REFERENCES)

- 1. Incropera, F.P., DeWitt, D.P., Introduction to Heat Transfer, 3rd ed., John Willey & Sons Inc., 1996.
- 2. Gordon, R., Akfirat, J. C., "The role of turbulence in determining the heat-transfer characteristics of impinging jets", Int. J. Heat Mass Transfer, 8, 1261-1272, 1965.
- **3.** Miyazaki, H., Silberman, E., "Flow and heat transfer on a flat plate normal to a two-dimensional laminar jet issuing from a nozzle of finite height", **Int. J. Heat Mass Transfer**, 15, 2097-2107, 1972.
- 4. Yan, X., Saniei, N., "Heat transfer from an obliquely impinging circular air jet to a flat plate", Int. J. Heat and Fluid Flow, 18, 591-599, 1997.
- Morris, G. K., Garimella, S. V. and Fitzgerald, J. A., "Flow-field prediction in submerged and confined jet impingement using the Reynolds stress model", Journal of Electronic Packaging, 121, 255-262, 1999.
- 6. Chiriac, V. A., Ortega A., "A numerical study of the unsteady flow and heat transfer in a transitional confined slot jet impinging on an isothermal surface", International Journal of Heat and Mass Transfer, 45, 6, 1237-1248, 2002.
- Chung, Y. M, Luo, K. H. and Sandham N. D., "Numerical study of momentum and heat transfer in unsteady impinging jets", International Journal of Heat and Fluid Flow, 23, 5, 592-600, 2002.
- 8. Camci, C., Herr, F., "Forced convection heat transfer enhancement using a self-oscillating impinging planar jet", ASME Journal of Heat Transfer, 124, 770-782, 2002.
- **9.** Sahoo, D., Sharif, M. A. R., "Numerical modelling of slot-jet impingement cooling of a constant heat flux surface confined by a parallel wall", **International Journal of Thermal Sciences**, 43, 9, 877-887, 2004.
- Zhou, D. W., Lee, S. J., "Forced convective heat transfer with impinging rectangular jets", Int. J. of Heat and Mass Transfer, 50, 1916–1926, 2007.
- **11.** Demircan, T., Türkoğlu, H., "Numerical investigation of an oscillating two dimensional

rectangular impinging air jet", Journal of Thermal Science and Technology, 27, 1, 39-50, 2007.

- 12. Lee, H. G., Yoon, H. S., Ha, M. Y., "A numerical investigation on the fluid flow and heat transfer in the confined impinging slot jet in the low Reynolds number region for different channel heights", Int. J. of Heat and Mass Transfer, 51, 4055–4068, 2008.
- 13. Sharif, M. A. R., Banerjee, A., "Numerical analysis of heat transfer due to confined slot-jet

impingement on a moving plate", **Applied Thermal Engineering**, 29, 532–540, 2008.

- 14. Patankar, S. V., Numerical Heat Transfer and Fluid Flow, McGraw-Hill Book Company, New York, 1980.
- 15. Chiriac, V. A., A numerical investigation of the unsteady flow and heat transfer in a forced and unforced confined laminar impinging jet, PhD Thesis, The University of Arizona, 1999.