

A KM 203

YAT 2010

FİYAL SİPARİŞ

CEVAP APARTMANI

1. Vücutta Bütçet Kırımı Deterimin soğuk
fırınun tersine dönüsünün sebebi "karotis işnesi" dir.

2. DIS uzayda "sürekli ortam (continuum)" yoktur.
Bu varsayıma dayanarak elde edilen denklemler
örneğin Navier-Stokes) geçersizdir. Burada öneksiz
boyutlu parametre Knudsen sayısıdır.

$$Kn = \frac{\lambda}{L} = \frac{\text{moleküller arası ortakma rekabet}}{\text{karakteristik uzunlukları}} \leq 0,1 \text{ olmalıdır!}$$

3. Model

$$D = 600 \text{ mm}$$

$$\omega = 2000 \text{ dev/dak}$$

$$V = 45 \text{ m/s}$$

$$F = 110 \text{ N (itki)}$$

$$T = 10 \text{ N.m}$$

$$\frac{F}{r} = \frac{D}{L} = \frac{\omega}{\tau_1} = \frac{V}{G_1} = \frac{F}{\tau_1^2 L^2} = \frac{F}{\tau_1^2 L^4}$$

$r = 3$ temel boyut.

Viskozite etkileri: ihmali edilecegine gore
bir tekcar eden bir degistirici olacak
seçmene tek geretir.

$n-m=3$ adet boyutlu Π turimi olacaktir.

$$\Pi_1 = \phi(\Pi_2, \Pi_3)$$

Tekcar eden degistiriciler D, w, f olacak secili. (mer)

$$\Pi_1 = D^a w^b f^c f$$

$$F: c+1=0$$

$$c=-1$$

$$L: a-4c=0$$

$$a=4$$

$$T: -b+2c=0$$

$$b=2$$

$$\Pi_1 = \frac{f}{w^n D^4}$$

$$\Pi_2 = D^a w^b f^c \checkmark$$

$$F: c=0$$

$$L: a-4c+1=0 \quad a=-1$$

$$T: -b+c-1=0 \quad b=-1$$

$$\Pi_2 = \frac{\checkmark}{w D}$$

$$\Pi_3 = D^a w^b f^c f^a$$

$$F: c+1=0$$

$$c=-1$$

$$L: a-4c-2=0$$

$$a=4c+2=-2$$

$$T: -b+2c+1=0$$

$$b=2c+1=-1$$

$$\Pi_3 = \frac{\mu}{f_w D^2}$$

$$\frac{F}{f_w D^2} = \phi\left(\frac{V}{wD}, \frac{\mu}{f_w D^2}\right)$$

Eğer viskozite etkileri ihmal edilese,

$$\Pi_1 = \phi'(\Pi_2) \quad \text{olarak,}$$

$$\frac{F}{f_w D^2} = \phi'\left(\frac{V}{wD}\right) \quad \text{yani lâbir.}$$

Dinamik benzerlik iâin,

$$\Pi_2|_{\text{model}} = \Pi_2|_{\text{prototip}}$$

$$\frac{V_m}{w_m D_m} = \frac{V_p}{w_p D_p}$$

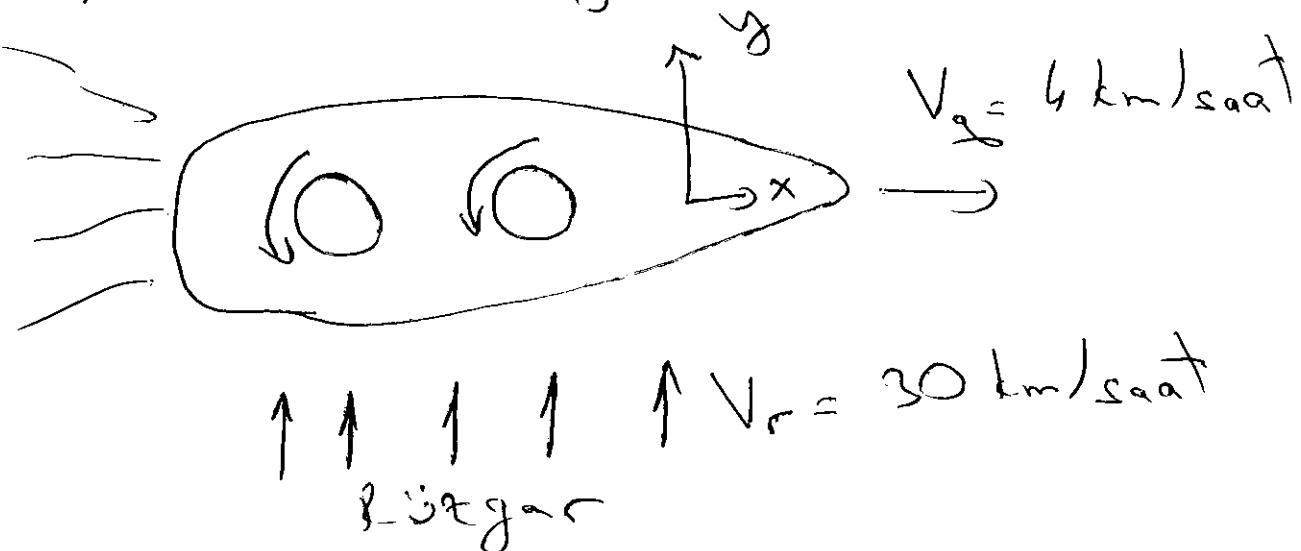
$$w_p = V_m \frac{V_p}{V_m} \frac{D_m}{D_p} = 2000 \text{ der/dak} \left(\frac{12.0}{45}\right) \left(\frac{1}{10}\right) = 533 \text{ der/dak}$$

$$\Pi_2|_{\text{model}} = \Pi_2|_{\text{prototip}} \Rightarrow \Pi_1|_{\text{model}} = \Pi_1|_{\text{prototip}} \quad \text{olmâlidir.}$$

$$\frac{F_m}{f_m w_m^2 D_m^2} = \frac{F_p}{f_p w_p^2 D_p^2} \quad f_m = f_p$$

$$F_{tp} \approx F_m \left(\frac{w_p}{w_m}\right)^2 \left(\frac{P_p}{D_m}\right)^4 = 11000 \cdot \left(\frac{533}{2000}\right)^2 \left(\frac{100}{10}\right)^4 = 78.1 \text{kN}$$

4. Flettner'in genisi,



$$Dagit hiz, \\ U = \sqrt{V_r^2 + V_g^2} = 8,60 \text{ m/s.}$$

$$\text{Silindirdeki acisal hiz}, \\ \omega = 2\pi N = 78,54 \text{ rad/s.}$$

Teknik hiz, (silindir fütüyinde)

$$V_0 = \omega r = 10\pi,99 \text{ m/s.}$$

Yüzeyde,

$$\vec{v} = V_0 \hat{i}_\theta, \quad d\vec{r} = R d\theta \hat{i}_\theta$$

Sirkülasyon, \vec{v}

$$\vec{F} = \int_C \vec{v} \cdot d\vec{r} = \int [V_0 \hat{i}_\theta] [R d\theta \hat{i}_\theta] \cdot V_0 R \int d\theta$$

$$= 2\pi R V_0$$

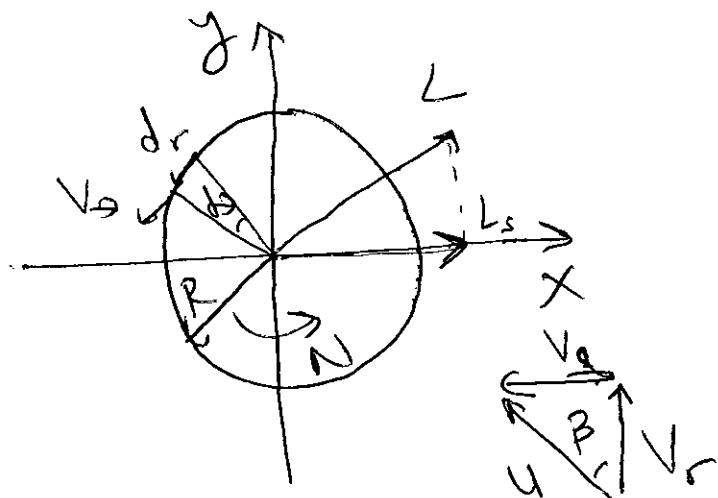
Degerler yeine bantarsa,

$$n = \pi(1,77) = 107,99 \text{ rad} = 932,97 \text{ m/s}$$

Kaldırma kuvveti:

$$L = f UR^2 h = 1,2 \text{ kg/m}^3 \cdot 8,40 \text{ m/s} \cdot 932,97 \text{ m}^2/\text{s} \cdot 15 \text{ m} \\ = 141,07 \text{ kN}$$

Kaldırma kuvveti bağıl hizla dL içinde etki eder!



$$\beta = \tan^{-1} \frac{v_r}{v_s} = 7,59^\circ$$

Geminin hareket yönündeki kaldırma kuvveti;

$$L_s = L \cos \beta = 141,07 \text{ kN} \cos 7,59^\circ = 139,87 \text{ kN}$$

iki silindir olduguinden toplam itki kuvveti;

$$T = 2L_s = 2 \cdot 139,87 \text{ kN} = \underline{\underline{279,66 \text{ kN}}}$$

5. Birimlikte degerler sekilden olur.

$$(\epsilon_s/d)_x = 0,0003 \quad (?)$$

$$(\epsilon_s/d)_y = 0,0014 \quad (1/4")$$

Sertinme kat sayisi Moody Diagramindan olur.

$$f_x = 0,019$$

$$f_y = 0,021$$

Dizik kayiplar Darcy-Weisbach bagintisinden hesaplanır.

D_y-gası basincı var,

$$h_{fr,y} = f_y \frac{L_y}{d_y} \frac{V_y^2}{2g} = 0,021 \cdot \frac{6 \text{ m}}{0,03175 \text{ m}} \frac{V_y^2}{2 \cdot 9,81 \text{ m/s}^2}$$
$$= 0,202 V_y^2$$

Esanjiri var, (Kisalik kayipleri)

$$h_{fr,x} = k_r \frac{V_x^2}{2g} = 12,5 \frac{V_x^2}{2 \cdot 9,81 \text{ m/s}^2} = 0,637 V_x^2$$

$$h_{fr,x} = 2f_x \left(\frac{L_x}{d} \right) \frac{V_x^2}{2g} = 0,025 V_x^2$$

$$h_{fr,y} = f_y \left(\frac{L_y}{d} \right) \frac{V_y^2}{2g} = 0,014 V_y^2$$

Standart T-bağımlılık iain kagip katsayıları, x ve y dollar, iain sıçrayla 2° ile boğ'tır.

$$h_{fx+} = 2 f_x \left(\frac{L_e}{d} \right)_e \frac{V_x}{2g} = 0,035 V_x^2$$

$$h_{fy+} = 2 f_y \left(\frac{L_e}{d} \right)_e \frac{V_y}{2g} = 0,128 V_y^2$$

Direct iain,

$$h_{fey} = 2 f_y \left(\frac{L_e}{d} \right)_e \frac{V_y}{2g} = 0,064 V_y^2$$

Toplam kagip-

$$\begin{aligned} h_{fx} &= h_{fx+} + h_{fx-} + h_{fx+} \\ &= 0,637 V_x^2 + 0,025 V_x^2 + 0,035 V_x^2 \\ &= 0,701 V_x^2 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned} h_{fy} &= h_{fy+} + h_{fy-} + h_{fy+} + h_{fey} \\ &= 0,702 V_y^2 + 0,014 V_y^2 + 0,128 V_y^2 + 0,064 V_y^2 \\ &= 0,408 V_y^2 \end{aligned}$$

x ile y dolarında: basma yüksekligi kaybi esit olmalıdır!!!

B_x derinde,

$$h_{fx} = h_{fy} = 0,70N_x^2 = 0,608V_y \quad (I)$$
$$V_x = 0,763V_y$$

Toplam debi:

$$\dot{Q} = \pi \frac{d_x^2 V_x}{4} + \pi \frac{d_y^2 V_y}{4}$$

Degerler konularsa,

$$\pi \cdot (0,0308 \text{ m})^2 \frac{V_x}{4} + \pi \cdot (0,07175 \text{ m})^2 \frac{V_y}{4} = 0,0063 \text{ m}^3/\text{s.}$$

$$2,027V_x + 0,792V_y = 6,3 \quad (II)$$

(I) :a (II)'den,

$$V_x = 2,05 \text{ m/s}$$

$$V_y = 2,69 \text{ m/s.}$$

$$S_2 \quad 15^\circ\text{C} \quad r = 1,139 \cdot 10^{-6} \text{ m}^3/\text{s.}$$

Reynolds sayıları,

$$Re_x = \frac{V_x d_x}{r} = \frac{2,05 \text{ m/s} \cdot 0,0308 \text{ m}}{1,139 \cdot 10^{-6} \text{ m}^3/\text{s}} = 9,14 \cdot 10^6$$

$$Re_y = \frac{V_y d_y}{r} = \frac{2,69 \text{ m/s} \cdot 0,07175 \text{ m}}{1,139 \cdot 10^{-6} \text{ m}^3/\text{s}} = 7,50 \cdot 10^6$$

B_x demanda,

$$h_{fx} = h_{fy} = 0,70N_x^2 = 0,608V_y \\ V_x = 0,763V_y \quad (\text{I})$$

Toplama debi:

$$\dot{Q} = \pi \frac{d_x^2 V_x}{4} + \pi \frac{d_y^2 V_y}{4}$$

Peyker konusası,

$$\pi \cdot (0,0308 \text{ m})^2 \frac{V_x}{4} + \pi \cdot (0,07175 \text{ m})^2 \frac{V_y}{4} = 0,0063 \text{ m}^3/\text{s.}$$

$$2,027V_x + 0,792V_y = 6,3 \quad (\text{II})$$

(I) : |. (II)' den,

$$V_x = 2,05 \text{ m/s}$$

$$V_y = 2,69 \text{ m/s.}$$

$$S \text{ } 15^\circ\text{C} \quad r = 1,139 \cdot 10^{-6} \text{ m}^3/\text{s.}$$

Reynolds sayıları,

$$Re_x = \frac{V_x d_x}{r} = \frac{2,05 \text{ m/s} \cdot 0,0608 \text{ m}}{1,139 \cdot 10^{-6} \text{ m}^3/\text{s}} = 9,14 \cdot 10^6$$

$$Re_y = \frac{V_y d_y}{r} = \frac{2,69 \text{ m/s} \cdot 0,03175 \text{ m}}{1,139 \cdot 10^{-6} \text{ m}^3/\text{s}} = 7,50 \cdot 10^6$$

Süsteme dataların için uygun olmamış değerler
oldu edildi.

$$(\epsilon_s/d)_x = 0,009 \quad Re_x = 9,14 \cdot 10^4$$

$$\Rightarrow f_x = 0,022$$

$$(\epsilon_s/d)_y = 0,0014 \quad Re_y = 7,50 \cdot 10^4$$

$$f_y = 0,024$$

Aeraglomelerin bastırmalı telçar etmek gereklidir!

Telçaryon

$$f_x \text{ (Varsayılan)} \quad \frac{1}{0,019} \quad \frac{2}{0,012}$$

$$f_y \text{ (Varsayılan)} \quad \frac{1}{0,021} \quad \frac{2}{0,024}$$

$$2,932 V_x^2 \quad 0,231 V_y^2$$

$$h_{frz} \quad 0,637 V_x^2 \quad 0,677 V_x^2$$

$$h_{ffx} \quad 2,025 V_x^2 \quad 2,029 V_x^2$$

$$h_{frx} \quad 0,014 V_y^2 \quad 2,016 V_y^2$$

$$h_{ftx} \quad 0,035 V_x^2 \quad 0,045 V_x^2$$

$$h_{fty} \quad 2,128 V_y^2 \quad 2,147 V_y^2$$

$$h_{frz} \quad 2,064 V_y^2 \quad 2,073 V_y^2$$

$$h_{fx} \quad 2,701 V_x^2 \quad 2,711 V_x^2$$

$$h_{fy} \quad 2,408 V_y^2 \quad 2,467 V_y^2$$

(Düzenleme
Arkaade)

v_x	2,05	2,10
	2,65	2,59
v_y	$9,14 \cdot 10^4$	$9,37 \cdot 10^4$
f_{ex}	$7,50 \cdot 10^4$	$7,22 \cdot 10^4$
f_{ey}	0,022	0,022
f_x (Yen)	0,022	0,024
f_y (Yen)	0,024	

$$\dot{Q}_x = \pi d_x^2 \frac{v_x}{4} = \pi (0,0308 \text{ m})^2 \frac{(2,10 \text{ m/s})}{4} = 4,96 \text{ m}^3/\text{s.}$$

$$\dot{Q}_y = \pi d_y^2 \frac{v_y}{4} = \pi (0,03175 \text{ m})^2 \frac{(2,59 \text{ m/s})}{4} = 2,05 \text{ m}^3/\text{s.}$$

Bas. na Kayb. Bernoulli: denkt man den gesperrt,

$$\frac{p_2}{\rho g} + \frac{v_2^2}{2} + z_2 = \frac{p_1}{\rho g} + \frac{v_1^2}{2} + z_1 - h_{f1-2}$$

$$v_1 = v_2, z_1 = z_2$$

$$h_{f1-2} = h_{fx} = h_{fy} = 0,711 v_x^2 = 0,711 (2,10 \text{ m/s})^2 = 3,1 \text{ m}$$

$$\rho = 999,1 \text{ kg/m}^3$$

$$\Delta P = p_2 - p_1 = \rho g h_{f1-2} = 999,1 \text{ kg/m}^3 \cdot 9,81 \frac{\text{m}}{\text{s}^2} \cdot 3,1 \text{ m} \\ = 30,78 \text{ kPa}$$