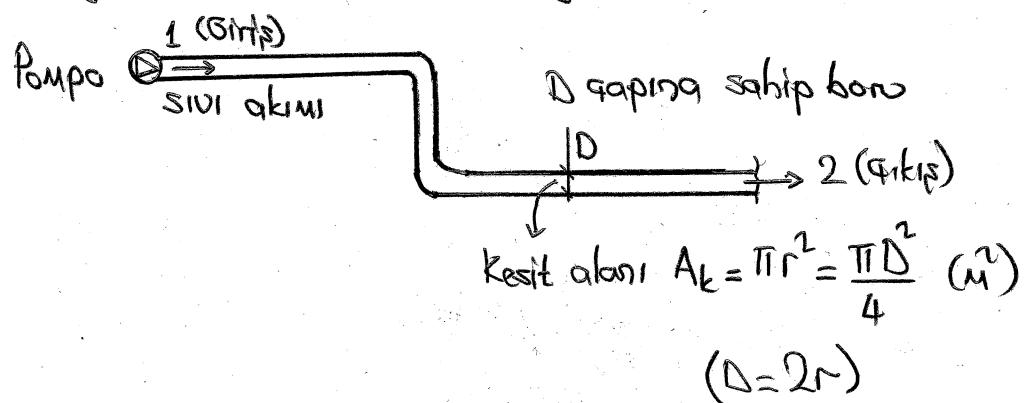


Makina Mühendisliğine Giriş Dersi  
 Ders 06: Kütlelerin Korunumu

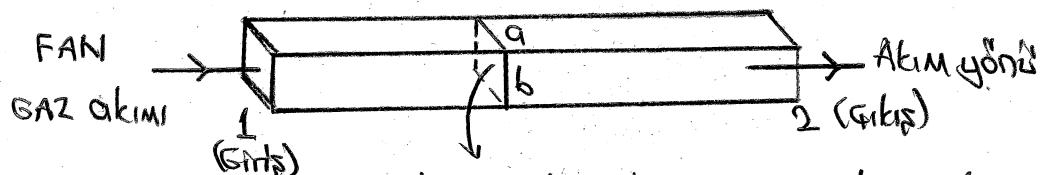
Madde  $\rightarrow$  Kati, Sivi, Gas  
 Akışkan

Akışkanlar bir borusu ve kanal aracılığı ile bir noktadan başka bir noktaya pompa ve fan aracılığı ile gönderilirler.

Sıvılar genellikle borusar aracılığı ile tasınır.



Gazlar genellikle kanallar aracılığı ile tasınır.



Kesit alanı: Kare ise,  $a=b \rightarrow A_k=a^2 (m^2)$

Dikdörtgen ise,  $A_k=a.b (m^2)$

Kesit alanı üçgen, kare  
 dikdörtgen, altigen, elips... olabilir.

Hidrolik şap: Bir kesitte datresel bir kesitte göre esdeger şapıdır.

$$D_{\text{hidrolik}} = D_h = \frac{4 \cdot A_k}{P}$$

P: Gevre urunluğu

$$\text{Datresel kesit: } D_h = \frac{4 \cdot (\pi D^2 / 4)}{\pi D} = D \quad (\text{Datresel kesitte } D_h=D \text{ olur}).$$

$$\text{Dikdörtgen kesit: } D_h = \frac{4 A_k}{P} = \frac{4(ab)}{2a+2b} = \frac{4ab}{2(a+b)} = \frac{2ab}{a+b}$$

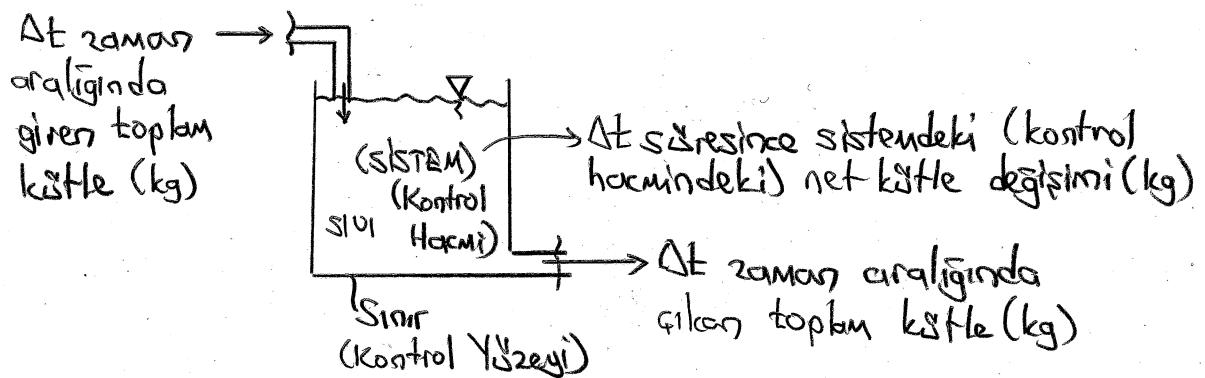
$$D_h = \frac{2ab}{a+b} \quad (\text{Dikdörtgen kesit } l\text{cm})$$

Kütlenin koronumu ifadesinde;

kütte ( $m$ ) (kg),

küffesel debi ( $\dot{m}$ ) (kg/s) ve

hacimsel debi ( $\dot{V}$ ) ( $m^3/s$ ) kullanılır.



Akışkanların girişsi ve çıkışının olduğu sistemlere kontrol hacmi ( $Kh$ ) denir. Sistemin sınırlarında kontrol yüzeyi ( $KY$ ) denir:

$$\text{Kütlenin koronumu: } \sum m_{\text{giren}} - \sum m_{\text{çıkan}} = \Delta m_{Kh} \quad (\text{kg})$$

$$m_{\text{giren}} - m_{\text{çıkan}} = \Delta m_{Kh} \quad (\text{Bir giriş ve bir çıkış için})$$

Her taraflı  $dt$ 'ye bölündüğünde;

$$\dot{m}_{\text{giren}} - \dot{m}_{\text{çıkan}} = \frac{\Delta m_{Kh}}{dt} \quad (\text{kg/s}) \rightarrow \text{Küffesel debi}$$

$$\dot{m} = g \cdot V \cdot A \quad (\text{kg/s})$$

Kesit alanı,  $A_k$  ( $m^2$ )

Boru/İcanal içi hız,  $V_{ort}$  ( $m/s$ )

Yüzeyselik ( $kg/m^3$ )

(2)

Sıvılarda:  $g=f(T) \rightarrow$  Sıcaklığa bağlı olarak tablolardan seçilir.

Gazlarda:  $g=f(T, P) \rightarrow$  Ideal gaz esitliğinden hesaplanır.

$$PV = mRT$$

Basınç,  $P_a$

Hacim,  $m^3$

Kütte,  $kg$

$P_a \cdot m^3 = J$

Sıcaklık, K

Gaz sabiti,  $J/kgK$

$\frac{J}{kgK} \cdot kg \cdot K \equiv J$

$$P \frac{V}{m} = RT \rightarrow \rho = \frac{RT}{V}$$

Özgül hacim,  $m^3/kg$

$$\rho = \frac{1}{V} \rightarrow P = \rho RT$$

Yığılık,  $kg/m^3$

$$g = \frac{P}{\rho RT}$$

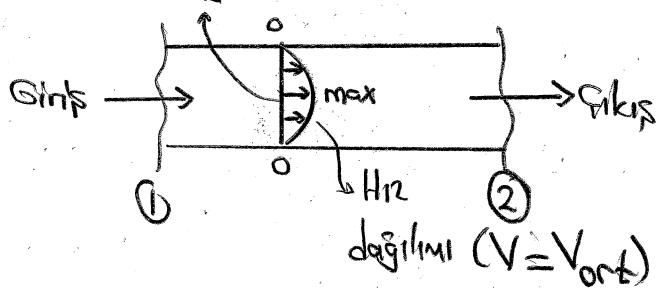
$$Kütte, m = g \cdot V \text{ (kg)}$$

Hacim,  $m^3$

Yığılık,  $kg/m^3$

$$Kütteseldebit: \dot{m} = g \cdot V \cdot A \text{ (kg/s)}$$

$$A = A_k$$



(3)

Hacimsel debi:

$$\dot{V} = V \cdot A \quad (\text{m}^3/\text{s})$$

$$\begin{array}{l} \downarrow \text{Kesit alanı, } A_1, \text{ m}^2 \\ \downarrow H_1, V_{\text{ort}}, \text{ m/s} \end{array}$$

Sıvı → Belli bir basınca kadar SIKIŞTIRILAMAZ kabul

edilir. Bu durumda basınca göre özgül hacim (ve yoğunluğun) değişimi çok az olacağı için basınçla ve ve g'ın değişmediği kabul edilir.

v ve g → sabit (basınç değişiminden etkilenmem)

v ve g → sıcaklıkla değişir.

Gaz → Her basınç değerinde v ve g farklı değer alacağı için gazlar SIKIŞTIRILABİLİR olarak ele alınır.

v ve g → sıcaklık ve basınçla değişir.

\*) Sıkıştırılamaz ve sıkıştırılabilir akışkanlarda  
hacimsel debi DEĞİŞMEZ. (Sıvı+gaz iğn)

\*) Sıkıştırılamaz akışkanlarda hacimsel debi  
DEĞİŞMEZ. (Sıvı iğn)

\*) Sıkıştırılabilir akışkanlarda hacimsel debi  
DEĞİŞİR. (Gaz iğn)

Sürekli akışı boru ve kanallarda:  $\Delta m_{\text{IG}} = 0$  kg olur.

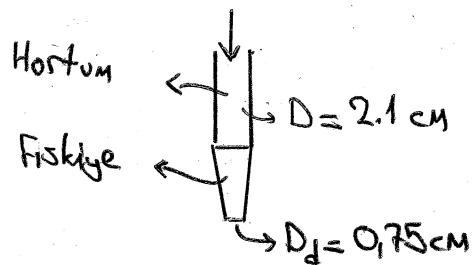
$$\frac{dm_{\text{IG}}}{dt} = 0 \text{ kg/s olur.}$$

$$\sum m_{\text{giren}} = \sum m_{\text{çıkan}} \quad (\text{kg})$$

$$\sum \dot{m}_{\text{giren}} = \sum \dot{m}_{\text{çıkan}} \quad (\text{kg/s}) \quad (\text{Sıvı ve gaz iğn}) \quad (4)$$

$$\sum \dot{V}_{\text{giris}} = \sum \dot{V}_{\text{fiksiye}} \quad (\text{m}^3/\text{s}) \quad (\text{Sivi kg/s})$$

Örnek: Üçgen fiskiye takılımış bir su hortumu 38 litrelik bir kovayı suyla doldurmak için kullanılıyor. Boronun iç çapı 2,1 cm olup, fiskiye çıkışında çap 0,75 cm değerine düşüyor. Kovayı su ile doldurmak 55 s alındığına göre (a) hortumda gelen suyun kinetik ve hidrostatik enerjilerini ve (b) suyun fiskiye çıkışındaki ortalama hızını bulunuz.



Su, sıkıştırılmaz maddedir.

Hortumun içi tamamen su ile doludur.

Hortumda sürekli akış vardır.

Suyun yoğunluğu  $\rightarrow$  Ortam sıcaklığı,  $30^\circ\text{C}$  olsun.

$$30^\circ\text{C} \text{ iken } \rho = 996 \text{ kg/m}^3 \text{ (Tablodan)}$$

$$\text{Hidrostatik debi} \rightarrow \dot{V} = \frac{V}{\Delta t} = \frac{38 \text{ L}}{55 \text{ s}} = 0,691 \text{ L/s}$$

$$\dot{V} = 0,691 \frac{\text{L}}{\text{s}} \cdot \frac{1 \text{ m}^3}{1000 \text{ L}} = 6,91 \cdot 10^{-4} \text{ m}^3/\text{s}$$

$$\text{Kinetik debi} \rightarrow \dot{m} = \rho \dot{V}$$

$$\dot{m} = (996 \text{ kg/m}^3) (6,91 \cdot 10^{-4} \text{ m}^3/\text{s}) = 0,688 \text{ kg/s}$$

$$\text{Çıkıştaki hız: } \dot{V} = V \cdot A_K \quad (\text{m}^3/\text{s})$$

$$6,91 \cdot 10^{-4} \text{ m}^3/\text{s} = V \cdot \frac{\pi D^2}{4} = V \cdot \frac{\pi (3,5 \cdot 10^{-3} \text{ m})^2}{4}$$

$$V = V_{\text{ort}} = 15,64 \text{ m/s}$$

(5)