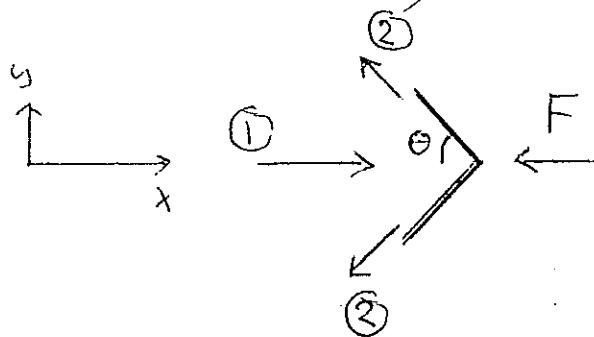


impulssatsen

$$F = \dot{m} (V_2 - V_1)$$



x-led:

$$-F = \dot{m} (-V \cos \theta - V)$$

$$-F = -\dot{m} V (\cos \theta + 1)$$

$$F = \dot{m} V (\cos \theta + 1)$$

$$F = \rho A V^2 (\cos \theta + 1)$$

$$= \rho D^2 \pi V^2 (\cos \theta + 1)$$

$$\cos \theta = \frac{F \cdot 4}{\rho D^2 \pi V^2} - 1$$

$$\theta = \arccos \left[ \frac{4F}{\rho D^2 \pi V^2} - 1 \right]$$

$$\theta = 24.5^\circ$$

$$NS: -\frac{dp}{dx} + \mu \frac{d^2 u}{dy^2} = 0$$

$$\frac{\frac{1}{2} u^2}{dy^2} = \frac{1}{\mu} \frac{dp}{dx}$$

$$u = \frac{1}{\mu} \frac{dp}{dx} \frac{y^2}{2} + C_1 y + C_2$$

$$RV: u(0) = C_2 = -\frac{U_0}{2} \approx -5 \text{ m/s}$$

$$u(h) = \frac{1}{\mu} \frac{dp}{dx} \frac{h^2}{2} + C_1 h - \frac{U_0}{2} = U_0$$

$$C_1 h = \frac{3}{2} U_0 - \frac{1}{\mu} \frac{dp}{dx} \frac{h^2}{2}$$

$$C_1 = \frac{3 U_0}{2 h} - \frac{1}{\mu} \frac{dp}{dx} \frac{h}{2} = -250 \text{ s}^{-1}$$

$$Q = \int u dA = \int u dy dz$$

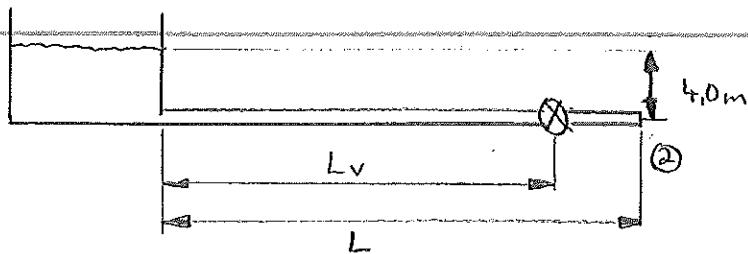
$$= dz \int_0^h \frac{1}{\mu} \frac{dp}{dx} \frac{y^2}{2} + C_1 y + C_2 dy$$

$$\frac{Q}{dz} = \left[ \frac{1}{\mu} \frac{dp}{dx} \frac{y^3}{6} + C_1 \frac{y^2}{2} + C_2 y \right]_0^h$$

$$\frac{Q}{dz} = \frac{1}{\mu} \frac{dp}{dx} \frac{h^3}{6} + C_1 \frac{h^2}{2} + C_2 h =$$

$$= -0,0375 \text{ m}^2/\text{s}$$

Svar: 37,5 L/ms i negativ x-riktning



Givet:  $L_{rör} = 15 \text{ m}$ ,  $L_v = 14 \text{ m}$ ,  $P_1 = P_2 = P_{atm}$   
 $v = 0,5 \cdot 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$ ,  $d = 0,08 \text{ m}$   
Galvaniserat järn, Tabell 6.1 s.365  $\Rightarrow \varepsilon = 0,15 \text{ mm}$   
 $\frac{\varepsilon}{d} = \frac{0,15}{0,08} = 0,002$ . Ventilen stängd efter  $t = 4 \text{ s}$ .

Sökt: Är  $u_{max} \cdot t$  större eller mindre än  $14 \text{ m}$ ?

Lösning: Bernoullis utv. ekv. (3.68b):

$$P_1 + \rho \frac{V_1^2}{2} + \rho g z_1 = P_2 + \rho \frac{V_2^2}{2} + \rho g z_2 + \Delta p_f + \rho w_s$$

stortank inget beton  
arb

$$\Rightarrow \Delta p_f = \rho g (z_1 - z_2) - \frac{\rho V_2^2}{2} \quad (1)$$

Friktion i röret + engångsförlust i ventil, (6.100b)  $\Rightarrow$

$$\Delta p_f = \left( f \frac{L}{d} + K \right) \frac{\rho V_2^2}{2} \quad (2)$$

$$(1) + (2) \Rightarrow V_2 = \sqrt{\frac{2g(z_1 - z_2)}{f \frac{L}{d} + K + 1}} \quad (3)$$

Antag ventilen helt öppen i 4 sek, därefter stängd (ger lägt K, högt flöde, värsta fallet)

Tabell 6.5 s.385  $\Rightarrow K \approx 6$ .

Vi söker  $V_2$   $\Rightarrow$  iteration, Gissa  $f = 0,025$ .

(3) med  $L = L_{rör} = 15 \text{ m} \Rightarrow V_2 = 2,59 \text{ m/s} \Rightarrow$

$$Re = \frac{Vd}{\nu} = 4,15 \cdot 10^5 \quad \left. \right\} \Rightarrow f = 0,024.$$

Moody-diag,  $\frac{\varepsilon}{d} = 0,002$   
Fig 6.18 s.364

$$Ins i (3) \Rightarrow V_2 = 2,61 \text{ m/s}, Re = 4,18 \cdot 10^5$$

Moody  $\Rightarrow f = 0,0244$ , stämmer.

$Re > 2300 \Rightarrow$  turbulent, (6.43b)  $\Rightarrow$

$$u_{max} = \frac{V_2}{0,82} = \frac{2,61}{0,82} = 3,2 \text{ m/s} \Rightarrow$$

$$u_{max} \cdot t = 3,2 \cdot 4 = 12,8 \text{ m} < 14 \text{ m}$$

Svar: Ventilen hinner stängas.

GIVET:

$$m = 15 \text{ kg}$$

$$h = 20 \text{ m}$$

$$A = 1 \text{ m}^2$$

SÖRT:

Nedslagshastigheten.

LÖSNING:

Vektorn  $\vec{U}$ : (Förumma flyktsystem)

$$m \frac{du}{dt} = mg - \frac{1}{2} \rho u^2 C_D A \quad (\text{Tab. 7.3} \Rightarrow) \quad (C_D \approx 1,2)$$

Skriv om;

$$\frac{du}{dt} = \frac{dy}{dt} \cdot \frac{du}{dy} = u \frac{du}{dy} \Rightarrow$$

$$m u \frac{du}{dy} = mg - \frac{1}{2} \rho u^2 C_D A$$

Separabel diffekr.  $\Rightarrow$

$$m \int \frac{u}{mg - \frac{1}{2} \rho u^2 C_D A} du = \int dy = h \Rightarrow$$

$$\Rightarrow \int \frac{u}{au^2 + b} du = \frac{h}{m}$$

$$\text{där } a = -\frac{1}{2} \rho C_D A \text{ och } b = mg.$$

Integralen finns i Beta, s. 145, nr 59

$$\Rightarrow \int_0^u \frac{udu}{au^2 + b} = \frac{1}{2a} \left[ \ln |au^2 + b| \right]_0^u =$$

$$= \frac{1}{2a} \left\{ \ln |au^2 + b| - \ln |b| \right\} = \frac{1}{2a} \ln \left\{ \frac{|au^2 + b|}{|b|} \right\}$$

$$= -\frac{1}{SC_D A} \ln \left\{ \frac{|mg - \frac{1}{2} \rho u^2 C_D A|}{mg} \right\} = H, L = \frac{h}{m}$$

$$\Rightarrow \frac{|mg - \frac{1}{2} \rho u^2 C_D A|}{mg} = e^{-\frac{SC_D A h}{m}}$$

$$\text{Anta att } mg > \frac{1}{2} \rho u^2 C_D A \Rightarrow \frac{1}{2} \rho u^2 C_D A = mg (1 - e^{-\frac{SC_D A h}{m}})$$

$$\Rightarrow u = \sqrt{\frac{2mg}{SC_D A} \left( 1 - e^{-\frac{SC_D A h}{m}} \right)}$$

Sätt in siffror  $\Rightarrow u \approx 13,2 \text{ m/s}$

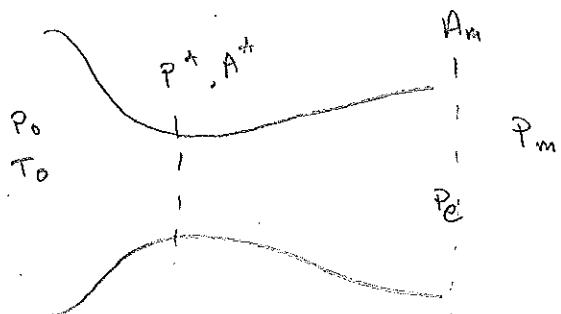
Kontrollera antagnikl:  $mg = 15 \cdot 9,81 = 147,15 \text{ N}$

$$\frac{1}{2} \rho u^2 C_D A = \frac{1}{2} \cdot 1,2 \cdot 13,2^2 \cdot 1,2 \cdot 1 = 175,$$

$\therefore mg > \frac{1}{2} \rho C_D A$  och Lösning OK.

Svar:  $u = 13,2 \text{ m/s}$ .

## LÖSNING:



$$(9.32): \frac{P^*}{P_0} = \left( \frac{2}{k+1} \right)^{\frac{k}{k-1}} = 0,5283$$

$$\Rightarrow P^* = 0,5283 \cdot 0,7 \cdot 10^6 = 0,3698 \cdot 10^6 \text{ MPa}$$

$P^* > P_m = 0,1 \text{ MPa} \Rightarrow \text{strömning kritisk}$

$$(9.41): \dot{m}_{\max} = \frac{0,6847 P_0 A^*}{\sqrt{RT_0}} =$$

$$= \frac{0,6847 \cdot 0,7 \cdot 10^6 \cdot \frac{\pi}{4} \cdot 0,005^2}{\sqrt{0,87 \cdot 303}} \approx$$

$$\approx 0,0320 \text{ kg/s}$$

Anta att ingen stöt inträffar i den divergerande delen. Då gäller enl. (9.45) och (9.28a):

$$\frac{A_m}{A^*} = \frac{1^2}{0,5^2} = 4 = \frac{1}{M_{\infty m}^2} \frac{(1+0,2 M_{\infty m}^2)^3}{1,728}$$

$$\text{Tabell B1} \Rightarrow M_{\infty m} = 2,94$$

Med detta Ma-fal i mynningen skulle mynningstrycket,  $P_e$  bli:

$$\frac{P_0}{P_e} = \left[ 1 + \frac{1}{2} (k-1) M_{\infty m}^2 \right]^{\frac{k}{k-1}} \approx 33,56$$

$$\Rightarrow P_e \approx 0,0209 \text{ MPa}$$

Men  $P_e < P_m = 0,1 \text{ MPa}$   
och alltså färs en stöt i dysan  
(Se fig. 9.12)