流体力学 II 試験問題 (1)

 $1982 - 2 - 24, 12:50 \sim 15:00$

by E. Yamazato

- 1.~(25) 直径 $25~{\rm cm}$, 長さ $85~{\rm m}$ の円管で $3.5~{\rm mAq}$ の圧力損失がある場合について次の値を計算 せよ:(1) 円管壁におけるせん断応力,(2) 円管の中心より $3~{\rm cm}$ の位置におけるせん断応力,(3) 摩擦速度,(4) 摩擦係数を $0.03~{\rm cm}$ としたときの円管内の平均速度.ただし水の密度は $10^3kg/m^3$ と する.
- 2. 図に示すような管路でポンプの吐出量を $0.2m^3/s$ とすればポンプの出力はいくらになるか。 またエネルギー線を画け。
- 3. 下の図はエゼクターによる混合の様子を示したもので、断面 (2) で完全に混合が終了し、密度 ρ , 速度 V_2 となる。いまエゼクターからの流体の密度が混合すべき流体の密度の 1/3 とした場合、断面 (1) (2) 間の圧力差を $\rho_a, V_1.V_2$ の関係式で示せ。

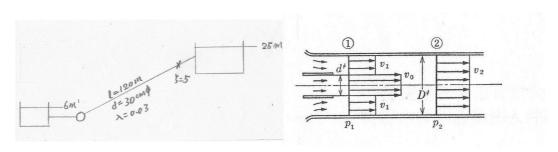


図 1

図 2

1.

(1)
$$\tau_w \pi ddx = dpA$$

 $\tau_w \pi d = \frac{dp}{dx} \frac{\pi d^2}{4}, \quad \tau_w = \frac{d}{4} \frac{dp}{dx}$
 $\tau_w = \frac{0.25}{4} \times \frac{3.5 \times 10^3 g}{85} = 25.1 Pa(2.57 \times 10^{-4} kgf/cm^2)$
(2) $\frac{\tau_w}{\tau} = \frac{r_o}{r}, \quad \tau = 25.1 \times \frac{3}{12.5} = 6.04 Pa$
(3) $v^* = \sqrt{\frac{\tau_w}{\rho}} = \sqrt{\frac{25.1}{10^3}} = 0.158 m/s$
(4) $h = \lambda \frac{L}{d} \frac{v^2}{2a}, \quad v = \sqrt{2g \times 3.5 \times 0.25/(0.03 \times 85)} = 2.6 m/s$

2.

$$\begin{split} &(0+0+6)+H_p-H_f=(0+0+23)\\ &H_f=0.03\frac{600}{4.6}\frac{v_1^2}{2g}+0.02\frac{120\times10^2}{30}\frac{v_2^2}{2g}+5\frac{v_2^2}{2g}\\ &v_1=1.20\ m/s,\quad v_2=2.83\ m/s\\ &H_f=2899.3,\quad H_p=17+2899.3=2916.3\\ &P=\gamma QH_p=583.26\times10^3\ [kg-m/s] \end{split}$$

3.

$$\begin{split} &\rho_a V_1 \frac{A}{3} + 3\rho_a \times \frac{V_1}{3} \times \frac{2A}{3} = \rho V_2 A, \quad \rho_a = \frac{1}{3} \rho_b \\ &\rho_a V_1 (\frac{1}{3} + \frac{2}{3}) = \rho V_2, \quad or \ \rho_a = \rho \frac{V_2}{V_1} \\ &p_1 A; (\rho_a V_1 \frac{A}{3}) V_1 + (3\rho_a \frac{V_1}{3} \times \frac{2}{3} A) \times \frac{V_1}{3} \\ &= p_2 A + (\rho V_2 A) V_2 \\ &(p_1 - p_2) A = \rho A V_2^2 - \frac{\rho A}{3} \times V_1^2 - \rho_a \times \frac{2}{9} A V_1^2 = \rho A V_2^2 - \frac{5}{9} \rho_a A V_1^2 \\ &p_1 - p_2 = \rho_a V_1 (V_2 - \frac{5}{9} V_1) \end{split}$$