

# 流体力学 II 試験問題 (1)

1986-1-20, 12:50~15:00

by E. Yamazato

1. 図に示すようにジェットポンプが断面積  $100\text{cm}^2$ 、速度  $30\text{m/s}$  の噴流で速度  $3\text{ m/s}$  の二次元流れの中に噴出している。管路の全断面積は  $750\text{ cm}^2$  で、水は混合されあて一様な速度で流出している。断面 (1)、(2) 間の圧力差を求めよ。ただし、噴流と二次流れの圧力は同一とする。
2. 円管内の速度分布が次式で示されるとき運動量修正係数を求めよ。

$$v = U\left(1 - \frac{r^2}{R^2}\right)$$

ただし、 $U$  は中心線上の速度、 $R$  は管の半径とする。

3. 直径  $25\text{ cm}$ 、長さ  $85\text{ m}$  の円管で  $3.5\text{ mEq}$  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  $3\text{ cm}$  の位置におけるせん断応力、(3) 摩擦速度、(4) 摩擦係数を  $0.03$  としたときの円管内の平均速度。ただし水の密度は  $10^3\text{ kg/m}^3$  とする。
4. 温度  $20^\circ\text{C}$  の水が  $222\text{ L/s}$  の割合で内径  $300\text{ mm}$  の鑄鉄管 ( $e=0.26\text{ mm}$ ) より  $240\text{ m}$  離れた A 点から B 点へ送られている。B 点 A 点より  $15.5\text{ m}$  高く、圧力は  $138\text{ kPa}$  ( $1.41\text{ kgf/cm}^2$ ) である。管路の損失水頭および A 点における圧力を求めよ。ただし、水の密度は  $998.2\text{ kg/m}^3$ 、動粘性係数は  $1.004\text{ m}^2/\text{s}$  とする。

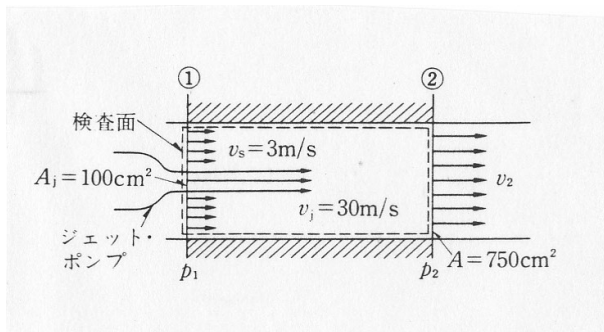


図 1

(解)

1.

Continuity balance :

$$\rho v_j A_j + \rho v_s A_s = \rho v_2 A$$

$$v_2 = \frac{A_j}{A} v_j + \frac{A_s}{A} v_s = \frac{100}{750} \times 30 + \frac{650}{750} \times 3 = 6.6 \text{ m/s}$$

Momentum balance :

$$\rho v_j^2 A_j + \rho v_s^2 A_s + p_1 A = \rho v_2^2 A p_2 A$$

$$p_1 - p_2 = \rho \frac{v_2^2 A - v_j^2 A_j - v_s^2 A_s}{A}$$

$$= -84.24 \times 10^3 \text{ Pa}, \quad 84.24 \text{ kPa}, \quad 0.859 \text{ kgf/cm}^2$$

2.

$$u = U \left(1 - \frac{r^2}{R^2}\right) = U(1 - \eta^2), \quad \eta = \frac{r}{R}$$

$$\bar{u} = \frac{Q}{A} = \frac{2\pi U R^2}{\pi R^2} \int_0^1 (\eta - \eta^3) d\eta = \frac{U}{2}$$

$$\beta \rho \bar{u}^2 A = \rho \int_0^R u^2 2\pi r dr = 2\pi \rho R^2 \int_0^1 u^2 \eta d\eta$$

$$= 2\pi \rho R^2 U^2 \frac{1}{6}$$

$$\beta = \frac{4}{3}$$

3.

$$\rho A v_1 = \rho v_{2max} \frac{A}{2} + 2\rho v_{2max} \frac{A}{4} \frac{1}{2} = \frac{3}{4} \rho v_{2max}$$

$$\frac{v_1}{v_{2max}} = \frac{3}{4}$$

$$M_1 = \rho A v_1^2$$

$$M_2 = \rho v_{2max}^2 \frac{A}{2} + 2\rho \int_0^{A/4} \left(v_{2max} \frac{4}{A}\right)^2 y^2 dy$$

$$= \rho v_{2max}^2 \frac{A}{2} + 2\rho \left(v_{2max} \frac{4}{A}\right)^2 \frac{1}{3} \left(\frac{A}{4}\right)^3$$

$$\rho v_{2max}^2 \frac{A}{2} + \frac{\rho}{6} v_{2max}^2 A = \frac{2}{3} \rho A v_{2max}^2$$

$$\frac{M_1}{M_2} = \frac{\rho A v_1^2}{2/3 \rho A v_{2max}^2} = \frac{3}{2} \frac{v_1^2}{v_{2max}^2} = \frac{27}{32}$$

$$(p_1 - p_2)A = M_2 - M_1 = \frac{2}{3} \rho A v_{2max}^2 - \rho A v_1^2$$

$$= \rho A v_1^2 \left(\frac{2}{3} \times \frac{16}{9} - 1\right) = \frac{5}{27} \rho A v_1^2$$

$$p_1 - p_2 = \frac{5}{27} \rho v_1^2$$

4.

$$v = 3.14 \text{ m/s}, \quad R_e = 9.38 \times 10^5 > 2,300 \text{ Turbulent}$$

$$\lambda = 0.0195$$

$$h_l = \lambda \frac{l v^2}{d 2g} = 9.85 \text{ m/s}$$

$$\frac{p_A}{\gamma} + \frac{v_A^2}{2g} + z_A = \frac{p_B}{\gamma} + \frac{v_B^2}{2g} + z_B + h_l$$

$$p_A = 3.74 \text{ kgf/cm}^2 = 366.52 \text{ kPa}$$