流体力学 I 試験問題 (2)

 $1993-9-21, 12:45\sim 14:25$

by E. Yamazato

- 1. (20) 図 1 に示すようにゲート AB は幅 1.2m で A でヒンジされている. ゲージ G の読みは-19.6kPa(ゲージ)であり, 右側タンクには比重 0.8 の油が入っている.B 点には水平方向にどれだけの力を加えればよいか.
- 2. (20) 図 2 に示すように, 水が流れている管路の断面 (1) と (2) が示差マノメータに接続されている. マノメータの水銀面の高さの差が $30\mathrm{cm}$ の場合, 管内の流量を求めよ. また断面 (1),(2) の鉛直距離が $91.5\mathrm{cm}$ で, 断面 (2) の圧力が $7\mathrm{kPa}$ (ゲージ) であれば, 断面 (1) の圧力はいくらになるか. ただし, 摩擦などの損失は無視する.
- 3. (30) 図 3 に示すように鉛直に設置された曲がり角度 135 度の狭まり曲がり円管内を流量 $0.4m^3/s$ の水が流れている. いま曲がり円管内の断面 (1),(2) 間の容積を $0.2m^3$, 曲がり管の質量 を 12kg としたときの曲がり管内の流れに及ぼす x および z 方向の分力を求めよ. 4. (30) 円管内の層流の速度分布が次式のように示される。

$$v = \frac{R^2}{4u} (-\frac{dp}{dx})[1 - (\frac{r}{R})^2]$$

(1) 流量および平均速度を求めよ.(2) 管長1間の圧力損失が次式で表されることを示せ.

$$h_l = \frac{\Delta p}{\rho q} = \frac{32\mu l v_a}{\rho q d^2}$$

ただし、 v_a は平均速度, Δp は管長1間の圧力降下とする.

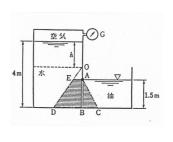


図 1



図 2

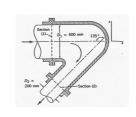


図 3

(解)

1.

$$\begin{split} Poil &= \rho g h_g A = (0.8 \times 10^3) g(0.75)(1.5 \times 1.2) = 10.6 kN \\ \eta_o &= \frac{(1.2 \times 1.5^3/12)}{0.75(1.5 \times 1.2)} + 0.75 = 1.00 m, \quad h_g = 0.75 \\ h &= -\frac{p}{\rho g} = -\frac{19.6 \times 10^3}{10^3 g} = -2.00 m \\ Pwater &= 10^3 g \times 1.25(1.5 \times 1.2) = 22.1 kN, \quad h_g = (4-2) - 1.5 + \frac{1.5}{2} = 1.25 m \\ \eta_w &= \frac{1.2 \times 1.5^3/12}{1.25(1.5 \times 1.2)} + 1.25 = 1.4 m, \quad 1.4 - 0.5 = 0.9 m \\ 10.6 \times 1.00 + 1.5 F - 22.1 \times 0.9 = 0, \quad F = 6.19 kN \end{split}$$

2

$$\begin{split} \frac{p_1}{\rho} + \frac{v_1^2}{2} + z_1 &= \frac{p_2}{\rho} + \frac{v_2^2}{2} + z_2 \\ p_1 - p_2 &= (v_2^2 - v_1^2) \frac{\rho}{2} + \rho gz, \quad v_1 = (\frac{d_2}{d_1}) v_2 \\ p_1 - p_2 &= \frac{\rho}{2} v_2^2 [1 - (\frac{d_2}{d_1})^4] + \rho gz, \quad z = z_2 - z_1 \\ p_1 + \rho gz_1 &= p_2 + \rho g(z_2 - z) + \rho' gz \\ \Delta p &= p_1 - p_2 &= gh(\rho' - \rho) + \rho gz \\ \frac{\rho}{2} v_2^2 [1 - (\frac{d_2}{d_1})^4] &= gh(\rho' - \rho) \\ v_2 &= \sqrt{\frac{2gh(\rho'/\rho - 1)}{1 - (d_2/d_1)^4}} = \sqrt{\frac{2g \times 0.3(13.6 - 1)}{1 - (0.125/0.2)^4}} = 9.35m/s, \quad v_1 = 3.65m/s \\ Q &= \frac{\pi}{4} d_2^2 \times v_2 = \frac{\pi}{4} \times 0.125^2 \times 9.35 = 0.115m^3/s = 6.9m^3/min \\ p_1 &= p_2 + \frac{\rho}{2} v_2^2 [1 - (\frac{d_2}{d_1})] + \rho gz \\ &= 7000 + \frac{10^3}{2} \times 9.35^2 [1 - (\frac{0.125}{0.200})^4] + 10^3 g \times 0.915 \\ &= (7 + 37.04 + 8.96) \times 10^3 = 53.0kPa \end{split}$$

3.

$$\begin{split} P_x &= \rho Q(v_1 - v_2 \cos \theta) \\ P_z &= \rho Q(0 - v_2 \sin \theta) - (M + \rho V)g \\ v_1 &= \frac{0.4}{\pi - 0.4^2/4} = 3.18 m/s, \quad v_2 = \frac{0.2}{\pi - 0.2^2/4} = 12.73 m/s \\ P_x &= 10^3 \times 0.4 [3.18 - 12.73 \cos(-135)] = 10^3 \times 0.4 (3.18 + 8.98) = 4.87 kN \\ P_z &= 10^3 \times 0.4 \times 8.98 - (12 + 10^3 \times 0.2)g = 10^3 (3.59 - 2.08) = 1.51 kN \end{split}$$

4.

$$(1)Q = \int_0^R v2\pi r dr = \frac{\pi R^4}{8\mu} \left(-\frac{dp}{dx}\right)$$

$$v_a = \frac{R^2}{8\mu} \left(-\frac{dp}{dx}\right)$$

$$(2) - \frac{dp}{dx} = \frac{\Delta p}{l}$$

$$h_l = \frac{\Delta p}{\rho g} = \frac{8\mu l \pi R^2 v_a}{\rho g \pi R^4} = \frac{32\mu l v_a}{\rho g d^2}$$