

4-5 用水银压差计测量水管中的点流速 u ，如读值 $\Delta h=60\text{ mm}$ ，（1）求该点流速；（2）若管中流体是 $\rho=0.8\text{ kg/m}^3$ 的油， Δh 不变，不计水头损失，则该点的流速是多少？

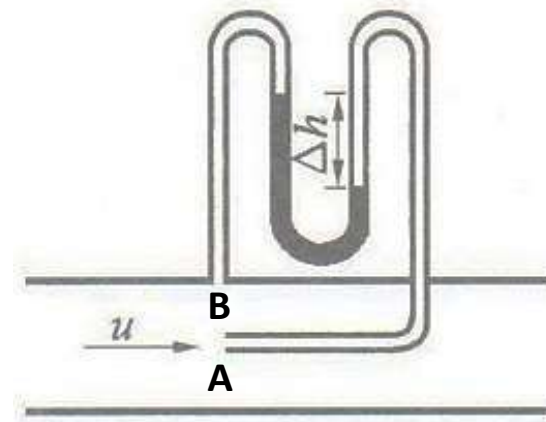
解：（1）
$$\frac{p_A}{\rho g} - \frac{p_B}{\rho g} = \left(\frac{\rho_p}{\rho} - 1 \right) \Delta h \quad \frac{p_A}{\rho g} = \frac{p_B}{\rho g} + \frac{u^2}{2g}$$

$$u = \sqrt{2g \left(\frac{\rho_p}{\rho} - 1 \right) \Delta h}$$

$$u = \sqrt{2g \times 12.6 \Delta h} = \sqrt{19.6 \times 12.6 \times 0.06} = 3.85\text{ m/s}$$

（2）

$$u = \sqrt{2g \times 12.8 \Delta h} = \sqrt{19.6 \times 12.8 \times 0.06} = 4.34\text{ m/s}$$



4、计算公式

两测点的高差是已知量，
设高度 x ，做等压面 MN ，由

$$p_A + \rho g(x + h_p) = p_B + \rho g(\Delta z + x) + \rho_p g h_p$$

A 、 B 两点的压强差

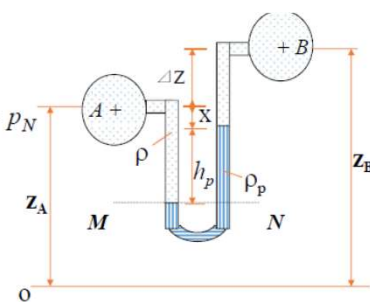
$$p_A - p_B = (\rho_p - \rho) g h_p + \rho g \Delta z$$

将 $\Delta z = z_B - z_A$ 代入上式，并以 ρg 除式中各项

$$\left(z_A + \frac{p_A}{\rho g} \right) - \left(z_B + \frac{p_B}{\rho g} \right) = \left(\frac{\rho_p}{\rho} - 1 \right) h_p$$

若 A 、 B 中流体 ρ 均为水， ρ_p 为水银，则

$$\left(z_A + \frac{p_A}{\rho g} \right) - \left(z_B + \frac{p_B}{\rho g} \right) = 12.6 h_p$$



4-7 水箱出流，直径 $d_1=125\text{ mm}$ 、 $d_2=100\text{ mm}$ ，水银压差计的读数 $h=100\text{ mm}$ ，断面3-3处的喷嘴直径 $d_3=75\text{ mm}$ ，不计水头损失，试求作用水头 H 值和压力表读值。

解：对1-1断面和2-2断面列伯努利方程有

$$z_1 + \frac{p_1}{\rho g} + \frac{v_1^2}{2g} = z_2 + \frac{p_2}{\rho g} + \frac{v_2^2}{2g} \Rightarrow (z_1 + \frac{p_1}{\rho g}) - (z_2 + \frac{p_2}{\rho g}) = \frac{v_2^2 - v_1^2}{2g}$$

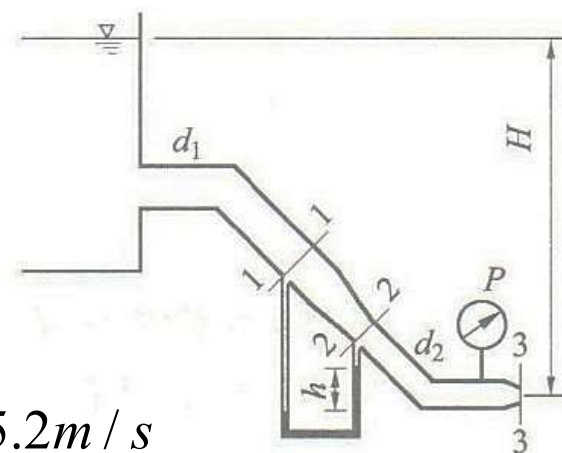
$$\text{又 } (z_1 + \frac{p_1}{\rho g}) - (z_2 + \frac{p_2}{\rho g}) = \left(\frac{\rho_p}{\rho} - 1 \right) \Delta h \quad \text{且} \quad v_1 A_1 = v_2 A_2$$

$$\text{联立可得 } v_2 = 8.6\text{ m/s} \quad \text{由 } v_2 A_2 = v_3 A_3 \quad \text{得 } v_3 = \frac{v_2 A_2}{A_3} = 15.2\text{ m/s}$$

$$\text{对0-0断面和3-3断面列伯努利方程并简化，有} \quad H = \frac{v_3^2}{2g} = \frac{15.2^2}{2 \times 9.8} = 11.8\text{ m}$$

$$\text{对压力表所在断面和3-3断面列伯努利方程，有} \quad \frac{p}{\rho g} + \frac{v_2^2}{2g} = \frac{v_3^2}{2g}$$

$$\text{则} \quad p = \frac{\rho}{2} (v_3^2 - v_2^2) = \frac{1000}{2} (15.2^2 - 8.6^2) = 78.5\text{ kPa}$$



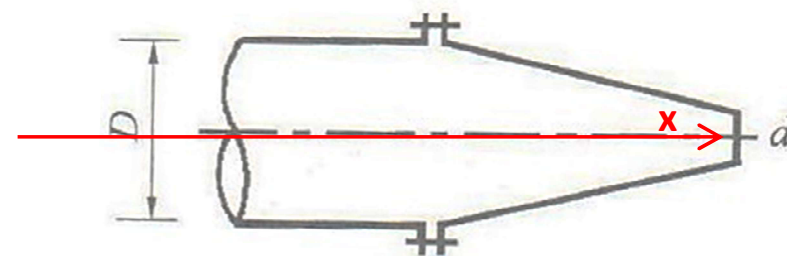
对压力表所在断面和自由水面列伯努利方程亦可

4-10 水由喷嘴射出。已知流量 $Q=0.4 \text{ m}^3/\text{s}$ ，主管直径 $D=400 \text{ mm}$ ，喷嘴直径 $d=100 \text{ mm}$ ，水头损失不计，求水流作用在喷嘴上的力。

解：

$$v_1 = \frac{4Q}{\pi D^2} = \frac{4 \times 0.4}{\pi \times 0.4^2} = 3.18 \text{ m/s}$$

$$v_2 = v_1 \left(\frac{D}{d}\right)^2 = 3.18 \times 16 = 50.93 \text{ m/s}$$



列伯努利方程有

$$0 + \frac{p_D}{\rho g} + \frac{v_1^2}{2g} = 0 + 0 + \frac{v_2^2}{2g} + 0 \quad p_D = 1291.87 \text{ kN/m}^2$$

列动量方程有

$$P_D - R' = \rho Q(v_2 - v_1)$$

喷嘴对水流的作用力

$$R' = P_D - \rho Q(v_2 - v_1) = p_D \frac{\pi D^2}{4} - \rho Q(v_2 - v_1) = 143.24 \text{ kN}$$

水流对喷嘴的作用力 $R = R' = 143.24 \text{ kN}$ 方向沿x轴正向，水平向右。

4-13 垂直于纸面的宽度 $B=1.2\text{m}$ ，各处水深如图所示，求水流对建筑物的水平作用力

解：对建筑物两侧流体
列伯努力方程，有

$$1.5 + 0 + \frac{v_1^2}{2g} = 0.9 + 0 + \frac{v_2^2}{2g}$$

又由连续性方程，有 $v_1 \times 1.5 \times B = v_2 \times 0.9 \times B$

两个方程联立，解得 $v_1 = 2.57\text{m/s}$ $v_2 = 4.29\text{m/s}$

从建筑物下方穿
过的流体控制体
两侧的水压力为

$$P_1 = \frac{1}{2} \rho g \times 1.5^2 \times B = \frac{1}{2} \times 9.8 \times 10^3 \times 1.5^2 \times 1.2 = 13.23\text{kN}$$

$$P_2 = \frac{1}{2} \rho g \times 0.9^2 \times B = \frac{1}{2} \times 9.8 \times 10^3 \times 0.9^2 \times 1.2 = 4.76\text{kN}$$

由动量方程有

$$\sum F_x = P_1 - P_2 - R' = \rho Q (\beta_2 v_{2x} - \beta_1 v_{1x})$$

取 $\beta_1 = \beta_2 = 1$ 得到 $R' = 0.513\text{kN}$ 故建筑物受力为 $R = 0.513\text{kN}$
方向向右

