

3-2 二元不可压缩流场中

$$u_x = 5x^3, \quad u_y = -15x^2y$$

试求($x=1\text{m}, y=2\text{m}$)点上的速度和加速度。

[解] $u_x = 5\text{m/s}, \quad u_y = -30\text{ m/s}$

$$u = \sqrt{u_x^2 + u_y^2} = 30.4\text{m/s}$$

$$a_x = \frac{\partial u_x}{\partial x}u_x + \frac{\partial u_x}{\partial y}u_y = 15x^2 \times 5x^3 = 75 \quad \text{m/s}^2$$

$$a_y = \frac{\partial u_y}{\partial x}u_x + \frac{\partial u_y}{\partial y}u_y = (-15xy)(5x^2) + (-15x^2)(-15x^2y) \\ = -300 + 450 = 150 \quad \text{m/s}^2$$

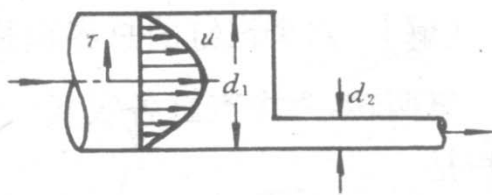
$$a = \sqrt{a_x^2 + a_y^2} = 167.7 \quad \text{m/s}^2$$

[答: $u=30.41\text{ m/s}, a=167.7\text{m/s}^2$]

3-6 大管直径 $d_1=5\text{m}$, 小管直径 $d_2=1\text{m}$, 已知大管中过流断面上的速度分布为 $u=6.25-r^2\text{m/s}$ (式中 r 表示点所在半径, 以 m 计)

试求管中流量及小管中的平均速度。

[解] 取微元面积 $2\pi r dr$, 求积分得



题 3-6 图

$$Q = \int_0^{d_1/2} u \times 2\pi r dr = \int_0^{2.5} (6.25 - r^2) 2\pi r dr$$

$$= 2\pi \left[6.25 \times \frac{r^2}{2} - \frac{r^4}{4} \right] \bigg|_0^{2.5} = 61.36 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$v = \frac{4Q}{\pi d_2^2} = \frac{4 \times 61.36}{\pi \times 1^2} = 78.13 \text{ m/s}$$

[答: $Q=61.36\text{m}^3/\text{s}$, $v=78.13\text{m/s}$]

3-11 三元不可压缩流场中, 已知

$$u_x = x^2 + y^2 z^3 \quad u_y = -(xy + yz + zx)$$

且已知 $z=0$ 处 $u_z=0$, 试求流场中的 u_z 表达式。

[解] 将 u_x, u_y 代入不可压缩流体的连续方程式

$$\frac{\partial u_x}{\partial x} + \frac{\partial u_y}{\partial y} + \frac{\partial u_z}{\partial z} = 0$$

中, 即得
$$x - z + \frac{\partial u_z}{\partial z} = 0$$

于是
$$u_z = \int \frac{\partial u_z}{\partial z} dz = \int (z - x) dz = \frac{z^2}{2} - xz + C$$

在 $z=0$ 处 $u_z=0$; $\therefore C=0$

$$\therefore u_z = -xz + \frac{z^2}{2}$$

[答: $u_z = -xz + \frac{z^2}{2}$]

3-20 皮托静压管与水银差压计相连,借以测定水管中的最大轴向速度 u_{\max} 已知 $h = 40\text{mm}$, $d = 200\text{mm}$, $u_{\max} = 1.2v$,试求管中的流量。

[解] 用 γ 与 γ' 分别代表水和水银的重度。将伯努利方程用于管道轴心和静压管入口,则

$$\frac{u_{\max}^2}{2g} = \frac{p_0 - p}{\gamma}$$

从测压管得 $p_0 - p = (\gamma' - \gamma)h$

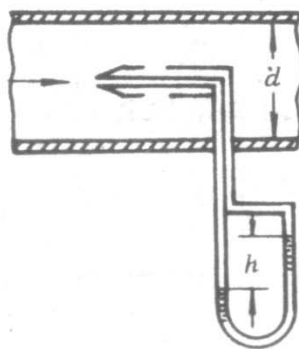
$$\therefore u_{\max} = \sqrt{2g \frac{\gamma' - \gamma}{\gamma} h} = 1.2v$$

$$\therefore \text{流量 } Q = \frac{\pi}{4} d^2 v = \frac{\pi}{4} d^2 \frac{1}{1.2} \sqrt{2gh \frac{\gamma' - \gamma}{\gamma}}$$

$$= \frac{\pi}{4} \times 0.2^2 \times \frac{1}{1.2} \sqrt{2 \times 9.81 \times 0.4 \times \frac{13.6 - 1}{1}}$$

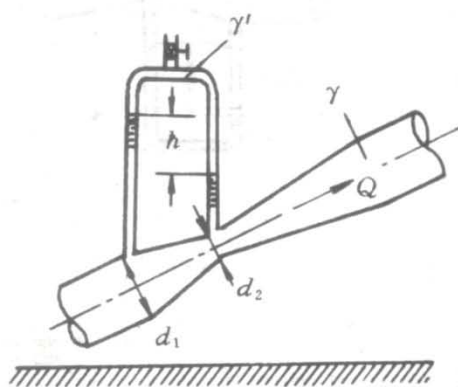
$$= 0.261 \text{ m}^3/\text{s} = 261 \text{ L/s}$$

[答: $Q = 261\text{l/s}$]



题 3-20 图

3-26 倾斜水管上的文德利流量计 $d_1 = 30\text{cm}$, $d_2 = 15\text{cm}$, 倒 U 形差压计中装有比重为 0.6 的轻质不混于水的液体, 其读数为 $h = 30\text{cm}$, 收缩管中的水头损失为 d_1 管中速度水头的 20%, 试求喉部速度 v_2 与管中流量 Q 。



题 3-26 图

[解] 设图示两断面中心到基准面的距离(即位置水头)分别为 z_1 和 z_2 。两断面中心到右边测压管液体交界面的垂直高度分别为 a 和 b 。则压强关系可由左边断面的 p_1 逐段加减推算到右边断面的 p_2 , 即

$$\begin{aligned} p_1 - \gamma(a + h) + \gamma'h + \gamma b &= P_2 \\ \therefore \frac{p_1 - p_2}{\gamma} &= h\left(1 - \frac{\gamma'}{\gamma}\right) + (a - b) \\ &= h\left(1 - \frac{\gamma'}{\gamma}\right) + (z_1 - z_2) \end{aligned} \quad (a)$$

又由连续方程可得

$$v_1 = v_2 \left(\frac{d_2}{d_1}\right)^2, \quad v_1^2 = v_2^2 \left(\frac{d_2}{d_1}\right)^4 \quad (b)$$

列两断面的伯努利方程式, 考虑水头损失, 则

$$z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} = z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} + 0.2 \frac{v_1^2}{2g}$$

解出

$$\frac{v_1^2 - 0.8v_1^2}{2g} = z_1 - z_2 + \frac{p_1 - p_2}{\gamma} \quad (c)$$

将(a)、(b)式代入(c)式可得

$$\frac{v_2^2}{2g} \left[1 - 0.8 \left(\frac{d_2}{d_1} \right)^4 \right] = h \left(1 - \frac{\gamma'}{\gamma} \right)$$

$$\therefore v_2 = \sqrt{\frac{2gh \left(1 - \frac{\gamma'}{\gamma} \right)}{1 - 0.8 \left(\frac{d_2}{d_1} \right)^4}}$$

$$\therefore \frac{\gamma'}{\gamma} = \frac{0.6 \times 9810}{9810} = 0.6$$

$$\therefore v_2 = \sqrt{\frac{2 \times 9.81 \times 0.3 \times (1 - 0.6)}{1 - 0.8 \times \left(\frac{0.15}{0.3} \right)^4}} = 1.574 \text{ m/s}$$

$$Q = \frac{\pi}{4} d_2^2 v_2 = \frac{\pi}{4} \times 0.15^2 \times 1.574 = 0.0278 \text{ m}^3/\text{s}$$

[答: $v_2 = 1.574 \text{ m/s}$, $Q = 0.0278 \text{ m}^3/\text{s}$]

3-27 在铅直管道中有密度 $\rho = 900 \text{ kg/m}^3$ 的原油流动, 管道直径 $d = 20 \text{ cm}$, 在 $l = 20 \text{ m}$ 的两处读得 $p_1 = 1.9621 \text{ bar}$, $p_2 = 5.886 \text{ bar}$, 试问流动方向如何? 损失水头多少?

[解] 比较上、下两断面上的单位重量流体的能量大小即可判断流动方向。两断面上的动能相同, 可不比较。

下端断面: 位能定为 0, 只有压能

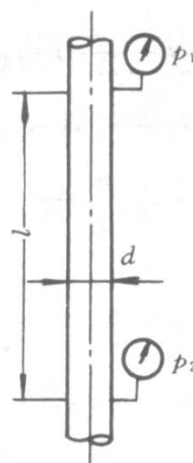
$$\frac{p_2}{\gamma} = \frac{5.886 \times 10^5}{900 \times 9.81} = 66.6 \text{ m}$$

上端断面: 位能为 l , 压能为 $\frac{p_1}{\gamma}$ 。

$$l + \frac{p_1}{\gamma} = 20 + \frac{1.96 \times 10^5}{900 \times 9.81} = 42.2 \text{ m}$$

可见下端断面能量大于上端断面能量, 流动方向是由下而上。

单位重量流体的能量损失为

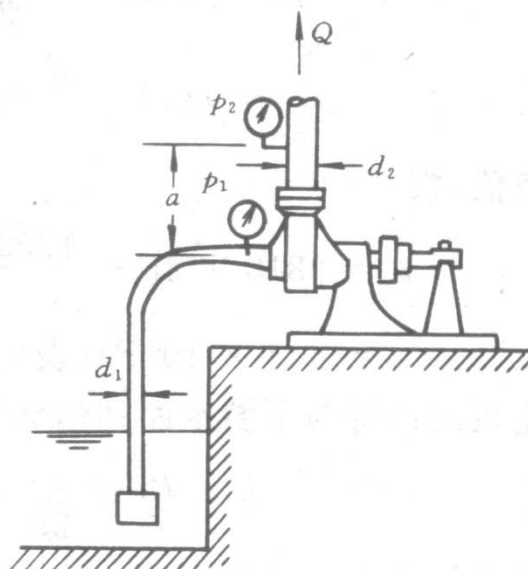


题 3-27 图

$$h_f = \frac{p_2}{\gamma} - (l + \frac{p_1}{\gamma}) = 66.6 - 42.2 = 24.4 \text{ m}$$

[答: 向上, $h_f = 24.4 \text{ m}$]

3-35 在离心水泵的实验装置上测得吸水管上的表压强 $p_1 = -0.4g \times 10^4 \text{ Pa}$, 压水管上的表压强 $p_2 = 2.8g \times 10^4 \text{ Pa}$, (g 为重力加速度) $d_1 = 30 \text{ cm}$, $d_2 = 25 \text{ cm}$, $a = 1.5 \text{ m}$, $Q = 0.1 \text{ m}^3/\text{s}$ 。试求水泵的输出功率。



题 3-35 图

[解] 水泵出口和入口断面上的单位重量流体的能量之差称为扬程 H

$$\begin{aligned} H &= a + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} - \frac{p_1}{\gamma} - \frac{v_1^2}{2g} \\ &= a + \frac{p_2 - p_1}{\gamma} + \frac{16Q^2}{2g\pi^2} \left(\frac{1}{d_2^2} - \frac{1}{d_1^2} \right) \end{aligned}$$

水泵输出功率 $N = \gamma QH$

$$\begin{aligned} N &= \gamma Qa + Q(p_2 - p_1) + \frac{16\rho Q^3}{2\pi^2} \left(\frac{1}{d_2^2} - \frac{1}{d_1^2} \right) \\ &= 9810 \times 0.1 + (2.8 + 0.4) \times 9.81 \times 0.1 \times 10^4 \\ &\quad + \frac{16 \times 1000 \times 0.1^3}{2\pi^2} \left(\frac{1}{0.25^2} - \frac{1}{0.3^2} \right) \\ &= 32.96 \times 10^3 \text{ W} = 32.96 \text{ kW} \end{aligned}$$

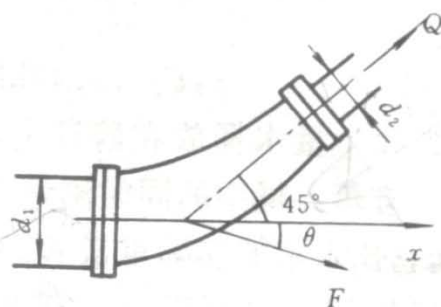
$$= 32.83 \text{ kW}$$

[答: $N = 32.96 \text{ kW}$]

3-39 在水平平面上的 45° 弯管, 入口直径 $d_1 = 600\text{mm}$, 出口

直径 $d_2 = 300\text{mm}$, 入口压强 $p_1 = 1.4\text{bar}$, 流量 $Q = 0.425\text{m}^3/\text{s}$, 忽略摩擦, 试求水对弯管的作用力。

[解] 设水流对弯管的作用力为 R , 其 x 、 y 轴上的分力为 R_x 、 R_y , 则弯管对管中水流的作用力 F 必相等、相反, 而为 $F_x = -R_x$, $F_y = -R_y$ 。



题 3-39 图

取管中水流为控制体, 分析作用在水流控制体上的外力及进出控制体的动量变化。在 x 方向(坐标轴向右为正), 根据

$$\Sigma F_x = \rho Q(v_{2x} - v_{1x})$$

可得
$$-R_x + p_1 \frac{\pi}{4} d_1^2 = \rho Q \left[\frac{4Q}{\pi d_2^2} \cos 45^\circ - \frac{4Q}{\pi d_1^2} \right]$$

$$\begin{aligned} \therefore R_x &= p_1 \frac{\pi}{4} d_1^2 - \frac{4\rho Q^2}{\pi} \left[\frac{\cos 45^\circ}{d_2^2} - \frac{1}{d_1^2} \right] \\ &= 1.4 \times 10^5 \times \frac{\pi}{4} \times 0.6^2 - \frac{4 \times 1000 \times 0.425^2}{\pi} \\ &\quad \times \left(\frac{0.707}{0.3^2} - \frac{1}{0.6^2} \right) \\ &= 38416 \text{ N} \end{aligned}$$

在 y 方向(坐标轴向上为正), 根据

$$\Sigma F_y = \rho Q(v_{2y} - v_{1y})$$

可得
$$\begin{aligned} R_y &= \rho Q \left[\frac{4Q}{\pi d_2^2} \sin 45^\circ - 0 \right] = \frac{4\rho Q^2 \sin 45^\circ}{\pi d_2^2} \\ &= \frac{4 \times 1000 \times 0.425^2 \times 0.707}{\pi \times 0.3^2} = 1806.88 \text{ N} \end{aligned}$$

所以水流对弯管的作用力的大小是

$$R = \sqrt{R_x^2 + R_y^2} = 38460 \text{ N} = 38.46 \text{ kN}$$

方向是与 x 轴成 θ 角

$$\theta = \arcsin \frac{R_y}{R_x} = \arcsin \frac{1806.88}{38416} = 2^\circ 42'$$

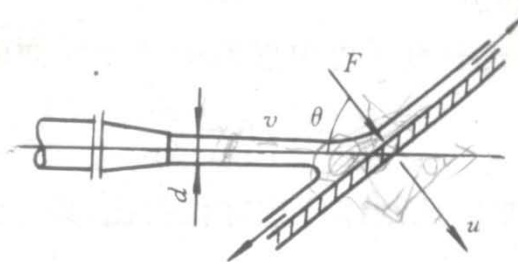
[答: $F=38.46\text{kN}$, 力的方向与 x 轴夹角 $\theta=2^\circ 42'$]

3-41 水射流直径 $d=4\text{cm}$, 速度 $v=20\text{m/s}$, 平板法线与射流方向的夹角 $\theta=30^\circ$, 平板沿其法线方向运动速度 $u=8\text{m/s}$ 。

试求作用在平板法线方向上的力 F 。

[解] 假定射流到平板上不飞溅, 取左面直径为 d 的流束在平板上所投影的一个倾斜面积 A 作为控制面, 这控制面与 u 的方向, 亦即与平板法线方向成垂直, 大小为 $A=\frac{\pi}{4}d^2/\cos\theta$, 沿控制面

的周界并垂直于平板和紧贴于平板划出一个流体控制体。平板对流体控制体的作用力是 $-F$ ，流入控制面 $\frac{\pi}{4}d^2 \frac{1}{\cos\theta}$ 的流量应当用面积 A 乘以与 A 互相垂直的、沿 u 方向上的相对速度 $v\cos\theta - u$ 来表达，即



题 3-41 图

$$Q = (v\cos\theta - u) \frac{\pi}{4} d^2 \frac{1}{\cos\theta}$$

流体流入控制的速度是 $v\cos\theta$ ，离开控制体的速度是 u 。于是按 u 方向上的动量定理

$$\Sigma F_u = \rho Q(u_2 - u_1)$$

可得

$$-F = \rho Q(u - v\cos\theta)$$

将 $Q = (v\cos\theta - u) \frac{\pi}{4} d^2 / \cos\theta$ 代入，则

$$-F = \rho(v\cos\theta - u) \frac{\pi}{4} d^2 \frac{1}{\cos\theta} (u - v\cos\theta)$$

\therefore 流体作用在平板法线方向上的力是

$$F = \rho \frac{\pi}{4} d^2 \frac{(v\cos\theta - u)^2}{\cos\theta}$$

代入数值，则

$$F = 1000 \times \frac{\pi}{4} \times 0.04^2 \times \frac{(20 \times 0.866 - 8)^2}{0.866} = 126\text{N}$$

$$\text{答: } [F = \rho \frac{\pi}{4} d^2 \frac{(v\cos\theta - u)^2}{\cos\theta} = 126\text{N}]$$