

同轴圆筒

Friday, December 11, 2020

1:52 PM

△考虑如图所示的同轴圆柱体与圆柱外壳。圆柱的半径是 R_i ，外壳的内径是 R_o 。假设在圆柱与外壳之间充满了粘度为 μ 的不可压缩牛顿流体。圆柱体以恒定角速度 Ω 绕轴线旋转，外壁保持静止。

建立柱坐标系，空间位置可由 (r, θ, z) 3个数确定。流速 \vec{v} 的分量是 $\vec{v} = (v_r, v_\theta, v_z)^T$ ，其中 v_r, v_θ, v_z 是 \vec{v} 在柱坐标系下的坐标。虽然 (r, θ, z) 不是空间位置 \vec{r} 在柱坐标系下的坐标，但我们习惯把 v_r, v_θ, v_z 写成 (r, θ, z) 的函数。

$$v_r = v_r(r, \theta, z; t) \quad v_\theta = v_\theta(r, \theta, z; t) \quad v_z = v_z(r, \theta, z; t)$$

类似地应力张量 $\underline{T} = \underline{T}(r, \theta, z; t)$ ，在柱坐标系下的坐标

$T_{rr}, T_{r\theta}, T_{rz}, T_{\theta\theta}, T_{\theta z}, T_{zz}$ 都写成 $(r, \theta, z; t)$ 的函数。

△由质量守恒，不可压缩流体， $\text{div } \vec{v} = 0 = \frac{1}{r} \frac{\partial(r v_r)}{\partial r} + \frac{1}{r} \frac{\partial v_\theta}{\partial \theta} + \frac{\partial v_z}{\partial z}$ (1)

△柯西运动方程 + 牛顿流体本构关系 \rightarrow Navier-Stokes 方程：

$$\rho \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \rho \frac{\partial \vec{v}}{\partial \vec{r}} \cdot \vec{v} = \rho \vec{g} - \left(\frac{\partial p}{\partial \vec{r}} \right)^T + 2\mu \text{div } \underline{D}$$
 (2)

其中 $\underline{D} = \frac{1}{2}(\underline{\underline{L}} + \underline{\underline{L}}^T) = \frac{1}{2} \left[\frac{\partial \vec{v}}{\partial \vec{r}} + \left(\frac{\partial \vec{v}}{\partial \vec{r}} \right)^T \right]$ ， $\vec{g} = \begin{pmatrix} 0 \\ 0 \\ -g \end{pmatrix}$ 是重力加速度。

在柱坐标下：

$$\frac{\partial \vec{v}}{\partial \vec{r}} \cdot \vec{v} = \begin{pmatrix} \frac{\partial v_r}{\partial r} & \frac{1}{r} \frac{\partial v_r}{\partial \theta} - \frac{v_\theta}{r} & \frac{\partial v_r}{\partial z} \\ \frac{\partial v_\theta}{\partial r} & \frac{1}{r} \frac{\partial v_\theta}{\partial \theta} + \frac{v_r}{r} & \frac{\partial v_\theta}{\partial z} \\ \frac{\partial v_z}{\partial r} & \frac{1}{r} \frac{\partial v_z}{\partial \theta} & \frac{\partial v_z}{\partial z} \end{pmatrix} \begin{pmatrix} v_r \\ v_\theta \\ v_z \end{pmatrix} = \begin{pmatrix} v_r \frac{\partial v_r}{\partial r} + \frac{v_\theta}{r} \frac{\partial v_r}{\partial \theta} - \frac{v_\theta^2}{r} + v_z \frac{\partial v_r}{\partial z} \\ v_r \frac{\partial v_\theta}{\partial r} + \frac{v_\theta}{r} \frac{\partial v_\theta}{\partial \theta} + \frac{v_\theta v_r}{r} + v_z \frac{\partial v_\theta}{\partial z} \\ v_r \frac{\partial v_z}{\partial r} + \frac{v_\theta}{r} \frac{\partial v_z}{\partial \theta} + v_z \frac{\partial v_z}{\partial z} \end{pmatrix}$$

$$\text{div } \underline{D} = \frac{1}{2} \begin{pmatrix} \frac{\partial}{\partial r} \left(\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} (r v_r) \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_r}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 v_r}{\partial z^2} - \frac{2}{r^2} \frac{\partial v_\theta}{\partial \theta} \\ \frac{\partial}{\partial r} \left(\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} (r v_\theta) \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_\theta}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 v_\theta}{\partial z^2} + \frac{2}{r^2} \frac{\partial v_r}{\partial \theta} \\ \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial v_z}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_z}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 v_z}{\partial z^2} \end{pmatrix}$$

因此，式④和式⑤可得出关于 p, v_r, v_θ, v_z 的四条偏微分方程。为了简化，先假设

定常流， $\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} = \vec{0}$ ，则 NS 方程为

$$\rho \left(v_r \frac{\partial v_r}{\partial r} + \frac{v_\theta}{r} \frac{\partial v_r}{\partial \theta} - \frac{v_\theta^2}{r} + v_z \frac{\partial v_r}{\partial z} \right) = - \frac{\partial p}{\partial r} + \mu \left[\frac{\partial}{\partial r} \left(\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} (r v_r) \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_r}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 v_r}{\partial z^2} - \frac{2}{r^2} \frac{\partial v_\theta}{\partial \theta} \right] \quad (2a)$$

$$\rho \left(v_r \frac{\partial v_\theta}{\partial r} + \frac{v_\theta}{r} \frac{\partial v_\theta}{\partial \theta} - \frac{v_\theta v_r}{r} + v_z \frac{\partial v_\theta}{\partial z} \right) = - \frac{1}{r} \frac{\partial p}{\partial \theta} + \mu \left[\frac{\partial}{\partial r} \left(\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} (r v_\theta) \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_\theta}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 v_\theta}{\partial z^2} + \frac{2}{r^2} \frac{\partial v_r}{\partial \theta} \right] \quad (2b)$$

$$\rho \left(v_r \frac{\partial v_z}{\partial r} + \frac{v_\theta}{r} \frac{\partial v_z}{\partial \theta} + v_z \frac{\partial v_z}{\partial z} \right) = - \frac{\partial p}{\partial z} + \mu \left[\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial v_z}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 v_z}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 v_z}{\partial z^2} \right] - \rho g \quad (2c)$$

以上偏微分方程涉及对空间位置的二阶导数，积分后将含两个待定系数，要通过给定边界条件来求解。除此之外，式(2a)、(2b)和(2c)可确定流体的压力场 $p = p(\vec{r})$ 和流速场 $\vec{v} = \vec{v}(\vec{r})$ ，但是直接给出这一通解的教学过程不是本课程传授的重点，详见 J. Happel and H. Brenner (1983), Low Reynolds Number Hydrodynamics Martinus Nijhoff Publishers。下面我们给该问题设置一系列简化。

边界条件：定常流边界条件，在 R_i, R_o 的两个侧面均有 $\vec{v} \cdot \hat{n} = 0 \Leftrightarrow v_r(r=R_i, \theta, z) = v_r(r=R_o, \theta, z) = 0$

无滑边界条件： $v_\theta(r=R_i, \theta, z) = \Omega R_i$ ， $v_\theta(r=R_o, \theta, z) = 0$

简化1：假设圆柱边界在 z 方向无限延伸，流速在 z 方向上分布恒定，即 $\frac{\partial}{\partial z} \equiv 0$ 。

此时, 只有式(2c)含 V_z 的偏微分, 且为齐次偏微分方程, 结合 $V_z(R_i, 0, z) = V_z(R_o, 0, z) = 0$ 可进一步得到 $V_z(r, \theta, z) \equiv 0 \quad \forall r, \theta$

简化2: V_θ 只在 r 方向有不同分布, $\frac{\partial V_\theta}{\partial \theta} \equiv 0 \quad V_\theta = V_\theta(r)$, 此时式(2)变成关于 V_r 的偏微分方程, 且 V_r 也只依赖 r , $V_r = V_r(r)$, 故 $\frac{\partial}{\partial \theta} \equiv 0$

又由式(2),

$$\frac{\partial(rV_r)}{\partial r} = 0 \Rightarrow V_r(r, 0) + r \frac{\partial V_r(r, 0)}{\partial r} = 0 \Rightarrow V_r(r, 0) = -\frac{1}{r} f(0),$$

而 V_r 在 $r=R_i$ 和 $r=R_o$ 时都为0, 故 $V_r \equiv 0$

因此我们通过上述简化假设确定了如下结果:

$$V_r \equiv 0, V_\theta \equiv 0, \frac{\partial}{\partial \theta} \equiv 0, \frac{\partial}{\partial z} \equiv 0$$

注意到, 在此假设下, 流体保持层流 ($V_r = V_\theta \equiv 0$),

在以上简化下, 连续性方程变得平凡 ("0=0"), 运动方程组:

$$(2a) \rightarrow \rho \left(-\frac{V_\theta^2}{r} \right) = -\frac{\partial p}{\partial r}$$

$$(2b) \rightarrow 0 = \mu \left[\frac{\partial}{\partial r} \left(\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} (rV_\theta) \right) \right] - \frac{1}{r} \frac{\partial p}{\partial \theta} \quad \frac{1}{\mu} \frac{\partial p}{\partial \theta} = \frac{\partial}{\partial r} \left(\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} (rV_\theta) \right) \quad \frac{1}{\mu} \int \frac{\partial p}{\partial \theta} dr = \left(\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} (rV_\theta) \right) + C_1$$

$$(2c) \rightarrow 0 = -\rho g - \frac{\partial p}{\partial z} \quad \frac{r}{\mu} \frac{\partial p}{\partial z} + C_1 r = \frac{\partial}{\partial r} (rV_\theta) \quad \frac{C_2}{r} + \frac{1}{2} C_1 r^2 + \frac{1}{2} r^2 \frac{g}{\mu} = rV_\theta$$

式(2b)中变量 V_θ 与 p 是独立的, 视 $\frac{\partial p}{\partial \theta}$ 为常数, 积分一次得

$$\frac{\partial}{\partial r} (rV_\theta) = \frac{r}{\mu} g(\theta) + C_1 r \quad \text{其中 } g(\theta) = \int \frac{1}{r} \frac{\partial p}{\partial \theta} dr, \quad C_1 \text{ 是积分常数}$$

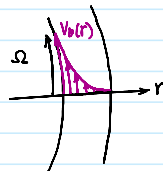
再积分一次得:

$$V_\theta = \frac{g(\theta)r}{2\mu} + \frac{1}{2} C_1 r + \frac{C_2}{r} \quad \text{其中 } C_2 \text{ 是积分常数}$$

$$\text{由边界条件: } \begin{cases} \Omega R_i = \frac{R_i g(\theta)}{2\mu} + \frac{1}{2} C_1 R_i + \frac{C_2}{R_i} \\ 0 = \frac{R_o g(\theta)}{2\mu} + \frac{1}{2} C_1 R_o + \frac{C_2}{R_o} \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} C_1 = \frac{2\Omega R_i^2}{R_o^2 + R_i^2} - \frac{g(\theta)}{\mu} \\ C_2 = \frac{R_i^2 R_o^2 \Omega}{R_o^2 - R_i^2} \end{cases}$$

$$\text{代入 } V_\theta \text{ 得: } V_\theta(r) = \frac{R_i^2 (R_o^2 - r^2)}{(R_o^2 - R_i^2)} \frac{\Omega}{r}$$

可见, 同轴圆筒中的流场分布并非线性 ($V_\theta(r) \neq kr$),



V_θ 确定后, (2a), (2c) 分别给出了压力分布的径向和轴向梯度:

$$\begin{aligned} (2a) \quad \frac{\partial p}{\partial r} &= \rho \frac{R_i^4 (R_o^2 - r^2)^2}{(R_o^2 - R_i^2)^2} \frac{\Omega^2}{r} && \text{由离心力造成压力梯度} \\ (2c) \quad \frac{\partial p}{\partial z} &= -\rho g && \text{由重力造成压力梯度} \end{aligned} \quad \left. \begin{array}{l} \\ \end{array} \right\} \text{压力梯度会导致阿基米德效应。}$$

△流度测量学中, 测粘流的“剪切速率” $\dot{\gamma} \stackrel{\text{def}}{=} \sqrt{\frac{1}{2} |\underline{D}|}$

现

$$\underline{L} = \frac{\partial \underline{V}}{\partial \underline{r}} = \begin{pmatrix} 0 & -V_\theta/r & 0 \\ \frac{\partial V_\theta}{\partial r} & 0 & 0 \\ 0 & 0 & 0 \end{pmatrix} \quad \underline{D} = \frac{1}{2} (\underline{L} + \underline{L}^T) = \frac{1}{2} \left(\frac{\partial V_\theta}{\partial r} - \frac{V_\theta}{r} \right) \begin{pmatrix} 0 & 1 & 0 \\ 1 & 0 & 0 \\ 0 & 0 & 1 \end{pmatrix}$$

$$= \frac{R_i^2 R_o^2 \Omega}{(R_o^2 - R_i^2) r^2} \begin{pmatrix} 0 & 1 & 0 \\ 1 & 0 & 0 \\ 0 & 0 & 1 \end{pmatrix}$$

$$\text{故 } \dot{\gamma} = \frac{R_i^2 R_o^2 \Omega}{(R_o^2 - R_i^2) r^2}$$

在流度仪上测得的“剪切速率” $\dot{\gamma} = K_V \Omega \Rightarrow K_V = K_V(r) = \frac{R_i^2 R_o^2}{(R_o^2 - R_i^2) r^2}$,

实际常采用 $K_V = [K_V(R_i^2) + K_V(R_o^2)]/2 = \frac{R_o^2 + R_i^2}{R_o^2 - R_i^2}$, 故流度仪报告的是平均剪切速率。

△流度测量学的“剪切应力”: 我们把圆柱当作刚性物体求其边界上的接触力

$$\vec{F}_c = \int_s \vec{t}_{\text{cut}}(\underline{r}) dS$$

△ 流体力学中的“剪切应力”：我们把圆柱当作刚性物体求其边界上的接触力

$$\vec{F}_c = \int_A \vec{t}_{cyl}(\vec{r}) dS$$

其中 \vec{t}_{cyl} 是圆柱表面受到的牵引力。由作用力与反作用力原理，在表面处液体的牵引力 $\vec{t} = -\vec{t}_{cyl}$

故 $\vec{F}_c = - \int_A \vec{t}(\vec{r}) dS = - \int_A \underline{T} \cdot \hat{n} dS$ ，其中液面的法向量 $\hat{n} = (-1, 0, 0)$ ，

$$\underline{T} \cdot \hat{n} = \underline{T}^T \hat{n} = - \begin{pmatrix} T_{rr} \\ T_{r\theta} \\ T_{rz} \end{pmatrix} \therefore \vec{F}_c = \int_A \begin{pmatrix} T_{rr}(R_i, \theta, z) \\ T_{r\theta}(R_i, \theta, z) \\ T_{rz}(R_i, \theta, z) \end{pmatrix} dS$$

由牛顿流体本构方程， $\underline{T} = -p\underline{I} + \underline{\tau}$ ， $\underline{\tau} = 2\mu\underline{D}$ 得， $T_{rr} = T_{rz} = 0$ ， $T_{r\theta} = T_{\theta r} = 2\mu D_{r\theta}$

上式积分式是要对被积函数在表面A上的值积分，表面A上 $r \equiv R_i$ ，故被积函数 $(0, 0, -T_{\theta r}(R_i))^T$ 不依赖 r 和 θ 。

由这一接触力造成的，绕轴心的力矩

$$\vec{M} = \int_A \left[\begin{pmatrix} R_i \\ 0 \\ z \end{pmatrix} - \begin{pmatrix} 0 \\ 0 \\ z \end{pmatrix} \right] \times \begin{pmatrix} 0 \\ 0 \\ T_{\theta r}(R_i) \end{pmatrix} dS = \int_A \begin{pmatrix} R_i \\ 0 \\ 0 \end{pmatrix} \times \begin{pmatrix} 0 \\ T_{\theta r}(R_i) \\ 0 \end{pmatrix} dS = \int_A \begin{pmatrix} 0 \\ 0 \\ T_{\theta r}(R_i) \end{pmatrix} dS = \begin{pmatrix} M_r \\ M_\theta \\ M_z \end{pmatrix}$$

设圆柱高为 L ，则柱坐标下上列面积分得到 $M_r = M_\theta = 0$

$$M_z = T_{\theta r}(R_i) \int_0^L dz \int_0^{2\pi} R_i^2 d\theta = 2\pi L R_i^2 T_{\theta r}(R_i) = \underbrace{R_i}_{\text{距离}} \times \underbrace{2\pi L R_i^2}_{\text{面积}} \times \underbrace{T_{\theta r}(R_i)}_{\text{牵引力分量}} = \frac{4\pi L \mu R_i^2 R_o^2 \Omega}{R_i^2 - R_o^2}$$

由于 $R_o > R_i$ ，故 M_z 与 Ω 反号。

流体力学报告的“剪切应力” τ 是施加在液体表面的剪切应力 故 $\tau = -T_{\theta r}(R_i) = K_T M_z \Rightarrow K_T = \frac{1}{2\pi R_i^3 L}$