

# 北京 大学 工学院

## 第三章 流体静力学 (流体的平衡)

本章主要介绍: ① 流体的平衡条件; ② 流体内部的压强分布规律; 以及 ③ 对流体边界的压强合力等.

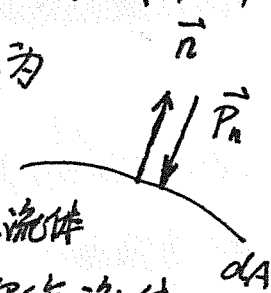
一. 流体的平衡: 若流体相对于某一坐标系 (惯性系或非惯性系) 静止不动, 就称流体处于平衡状态 (或相对平衡状态). 研究流体平衡的科学称为流体静力学.

二. 流体平衡时的压强:

静止的流体不能承受切应力, 只能承受法向应力. 如第二章中所讲, 作用在静止流体中一面元  $dA$  上的应力  $\vec{P}_n$  可表示为

$$\vec{P}_n = -p\vec{n}, \quad (3.2.1)$$

其中  $\vec{n}$  为面元外法线单位方向矢量, 标量  $p$  表示静止流体中作用在该点任意取向的面元上压应力的大小, 称作流体的静力学压强, 简称压强. (3.2.1) 中的负号表明法向应力总是指向面元内侧. 压强单位为帕斯卡 (Pa),  $1 \text{ Pa} = 1 \text{ N/m}^2$ .



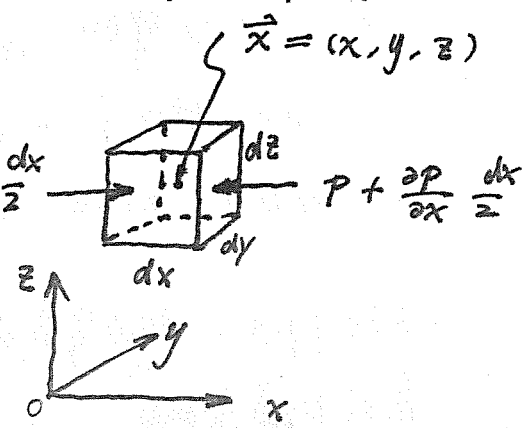
三. 流体平衡的微分方程:

(一) 流体的绝对平衡方程:

如右图在静止流体中取一微元六面体  $dx dy dz$ , 其中心点处压强为  $p(x, y, z)$ .

则作用于  $x$  方向的合力为

$$dydz \left[ p - \frac{\partial p}{\partial x} \frac{dx}{2} - \left( p + \frac{\partial p}{\partial x} \frac{dx}{2} \right) \right] = - \frac{\partial p}{\partial x} dx dy dz$$



# 北京 大学 工学院

同样作用于  $y$  方向和  $z$  方向的合力分别为:

$$-\frac{\partial p}{\partial y} dx dy dz \text{ 和 } -\frac{\partial p}{\partial z} dx dy dz.$$

因此, 由于微元各面压力分布的不均匀而产生的合力为:

$$-\left(\frac{\partial p}{\partial x} \vec{i} + \frac{\partial p}{\partial y} \vec{j} + \frac{\partial p}{\partial z} \vec{k}\right) dx dy dz = -\vec{\nabla} p dx dy dz$$

其中  $\vec{\nabla} p = \frac{\partial p}{\partial x} \vec{i} + \frac{\partial p}{\partial y} \vec{j} + \frac{\partial p}{\partial z} \vec{k}$  称为压强梯度.

假设作用于单位质量流体上的体积力为  $\vec{f}_b$ , 那么流体平衡时两者合力应为零, 即:

$$\rho \vec{f}_b dx dy dz - \vec{\nabla} p dx dy dz = 0$$

由于微元体  $dx dy dz$  的任意性; 我们有(对单位体积流体):

$$\rho \vec{f}_b = \nabla p \quad (3.3.1)$$

方程(3.3.1)称为绝对静止流体的微分平衡方程.

(二) 等压面:

利用全微分, 流体内部压强分布  $p(x, y, z, t)$  在一点邻域内的

空间增量  $dp = \frac{\partial p}{\partial x} dx + \frac{\partial p}{\partial y} dy + \frac{\partial p}{\partial z} dz$

由(3.3.1)可知:  $dp = \rho (f_x dx + f_y dy + f_z dz)$

其中体力  $\vec{f}_b = (f_x, f_y, f_z)$ .

在等压面上;  $dp = 0 \Rightarrow f_x dx + f_y dy + f_z dz = \vec{f}_b \cdot d\vec{r} = 0$

方程(3.3.2)即为等压面的微分方程. 上述方程表明体力与等压面是处处垂直的. (3.3.2)

# 北京大学工学院

例：两种互不混合的静止流体的分界面为等压面：

证明：在分界面上对于第一种流体( $\rho_1$ ):

$$\left. \begin{aligned} dp &= \rho_1 (f_x dx + f_y dy + f_z dz) \\ \text{对第二种流体}(\rho_2): \\ dp &= \rho_2 (f_x dx + f_y dy + f_z dz) \end{aligned} \right\}$$

$$\Rightarrow (\rho_1 - \rho_2) dp = 0 \xrightarrow{\rho_1 \neq \rho_2} dp = 0, \text{ 即分界面为等压面.}$$

(三) 流体的平衡条件：

我们考察流体的平衡方程(3.3.1)： $\rho \vec{f}_b = \vec{\nabla} p$ ，两边同时除密度  $\rho$ ，再取旋度：

$$\vec{\nabla} \times \vec{f}_b = \vec{\nabla} \times \left( \frac{1}{\rho} \vec{\nabla} p \right) = -\frac{1}{\rho^2} \vec{\nabla} \rho \times \vec{\nabla} p \quad (3.3.3)$$

考虑到(3.3.1)，将(3.3.3)两端分别在  $\vec{f}_b$  和  $\frac{1}{\rho} \vec{\nabla} p$  上投影，有：

$$\vec{f}_b \cdot (\vec{\nabla} \times \vec{f}_b) = -\frac{1}{\rho^2} \vec{\nabla} p \cdot (\vec{\nabla} \rho \times \vec{\nabla} p) \equiv 0,$$

$$\text{即} \quad \vec{f}_b \cdot (\vec{\nabla} \times \vec{f}_b) = 0 \quad (3.3.4)$$

方程(3.3.4)是流体能够保持平衡的必要条件。

1. 对于均质流体 ( $\rho \equiv \text{常数}$ )，由方程(3.3.3)可知：

$$\vec{\nabla} \times \vec{f}_b = 0$$

即体力无旋，因此存在势函数 $\pi$ ，使得  $\vec{f}_b = -\vec{\nabla} \pi$  (体力有势)。

$$\text{由(3.3.1)} \Rightarrow -\vec{\nabla} \pi = \vec{\nabla} \left( \frac{p}{\rho} \right) \Rightarrow \pi = -\frac{p}{\rho}.$$

即平衡的均质流体的体力势  $\pi = -\frac{p}{\rho}$ 。

# 北京大学工学院

## 2. 对于非均质流体

①  $\rho$  只是  $P$  的函数:  $\rho = \rho(P)$ , 称为正压流体. 如等温或绝热的流体均属正压流体.

我们可以定义压力函数:  $P(p)$  使得

$$\vec{\nabla} P = \frac{\vec{\nabla} p}{\rho(p)}$$

由 (3.3.1) 可知:  $\vec{f}_b = \vec{\nabla} P$ , 两边取旋度有

$$\vec{\nabla} \times \vec{f}_b = 0 \Rightarrow \vec{f}_b = -\vec{\nabla} \pi, \text{ 且 } \pi = -P(p)$$

因此, 对于正压流体 (包括均质流体) 而言, 体的等势面, 等压面, 和等密度面三者重合. ②  $\rho$  除了与  $P$  有关, 还与温度  $T$  有关, 称为余压流体 (暂不讨论).

## 四. 流体的静力学基本方程 (静力学规律).

我们考察静止流体在重力作用下的压强分布规律: 方程 (3.3.1)

$$\text{变为: } \begin{cases} \frac{\partial p}{\partial x} = 0 \\ \frac{\partial p}{\partial y} = 0 \\ \frac{\partial p}{\partial z} = -\rho g \end{cases} \quad (3.4.1)$$

即压强  $p$  只与  $z$  有关, 取  $z$  轴竖直向上为正 (我们只考虑均质情况):

$$\frac{dp}{dz} = -\rho g$$

积分得  $p = -\rho g z + C \quad (3.4.2)$

或写成:  $\underbrace{\rho z}_{\text{重力势能}} + \underbrace{\frac{p}{\rho}}_{\text{压强势能}} = C_1$  (在全流场适用) (3.4.3)

即: 在静止的均质流体中, 单位质量的流体的总势能在全流场守恒, 或总水头 (也叫测压管水头) 不变:  $z + \frac{p}{\rho g} = C_2$  (全流场) (3.4.4).

# 北京 大学 工学院

若取自由面坐标  $z = z_0$ , 压强为  $P_0$ , 则由(3.4.2)可得:

$$P = P_0 + \rho g(z_0 - z) \quad (3.4.5)$$

其中  $z_0 - z = h$  称为“淹深”。这样流体静力学分布规律(3.4.5)可以写成  $P = P_0 + \rho g h$  (3.4.6)

有时(3.4.6)还写成  $P = \rho g(h + \frac{P_0}{\rho g}) = \rho g h_e$  (3.4.7)

其中  $h_e = h + \frac{P_0}{\rho g}$  称为“等效深度”。相当于把自由面假想地升高  $\frac{P_0}{\rho g}$ 。并且抬高以后的“自由面”上的压强为零。此自由面称为“等效自由面”。

(一) 帕斯卡定理:

对(3.4.7)两端取微分运算有

$$\delta P = \delta P_0$$

即, 在自由面(或其分界面)上压力有

$\delta P_0$  的变化, 静止流体各点上的压力也发生相应的改变。

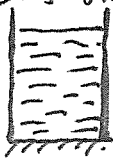
例如图中 A、B 两个活塞表面上的受力之比:

$$\frac{F_B}{F_A} = \frac{\Delta P S_B}{\Delta P S_A} = \frac{S_B}{S_A} \quad \cdot \quad \text{即作用在活塞 B 上的力会在}$$

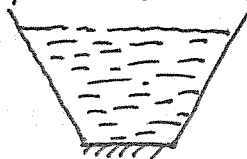
活塞 A 处被放大。

注: Pascal 定理在水压机, 液压千斤顶, 和液压制动闸等领域的应用。

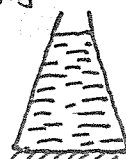
(二) 流体静力学矛盾: (a) x (b) x (c) x (d) 四个容器底部面积相等, 哪个容器底部受到的总压力最大? (液面高度相同)。



(a)



(b)



(c)



(d)

$$F = (P_0 + \rho g h) A.$$

# 北京 大学 工学院

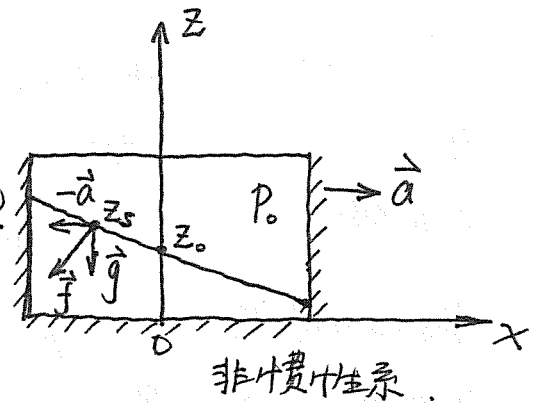
## 五. 均质液体的相对平衡:

(一) 均质液体做等加速度直线运动.

设容器内盛有均质液体 ( $\rho = \text{const.}$ )

坐标系固定在匀加速运动的容器上(右图).

自由液面上压强为  $P_0$ , 容器运动的加速度为  $\vec{a}$ . 则在  $x-z$  坐标系下, 作用于单位质量流体上的体力



$$\vec{f}_b = \vec{g} - \vec{a}$$

因此, 平衡方程 (3.3.1) 变为:  $\rho(\vec{g} - \vec{a}) = \vec{\nabla} p$  (3.5.1)

由于在非惯性系中,  $-\vec{a}$  (惯性力) 也为有势力, 因此  $\vec{f}_b = \vec{g} - \vec{a}$  为有势力, 即  $\vec{f}_b = -\vec{\nabla} \pi = \vec{\nabla} \frac{P}{\rho} \Rightarrow \pi = -\frac{P}{\rho}$ .

由 (3.5.1)  $\Rightarrow dp = \rho(-a dx - g dz)$

积分得:  $P = -\rho(ax + gz) + C$  (3.5.2)

应用边界条件:  $x=0, z=z_0, P=P_0 \Rightarrow C = P_0 + \rho g z_0$ , 代入 (3.5.2)

有:  $P = P_0 + \rho g [(z_0 - z) - \frac{a}{g} x]$  (3.5.3)

讨论: ① 压强在  $x$  和  $z$  方向均为线性分布.

② 等压面  $dp=0 \Rightarrow a dx + g dz = 0 \xrightarrow{\text{积分}} ax + gz = C'$   
不同的  $C'$  表示一族相互平行并垂直于  $\vec{f}_b$  的斜面.

③ 在自由面  $x=0, z=z_0$  处,  $C' = g z_0$ . 若自由面上任意点的垂直坐标为  $z_s$ , 则自由面方程为  $ax + g(z_s - z_0) = 0$

④ 用液深  $h = z_s - z$ , (3.5.3) 式又可写成

$$P = P_0 + \rho g (z_s - z) = P_0 + \rho g h. \quad (3.5.4)$$

说明均质液体在做等加速直线运动时, 垂直方向的压强分布与静止液体一样. — 42 —

# 北京 大学 工 学 院

(二) 均质液体的等角速度旋转运动. (请同学自学).

## 六. 均质液体对平壁面的总压力.

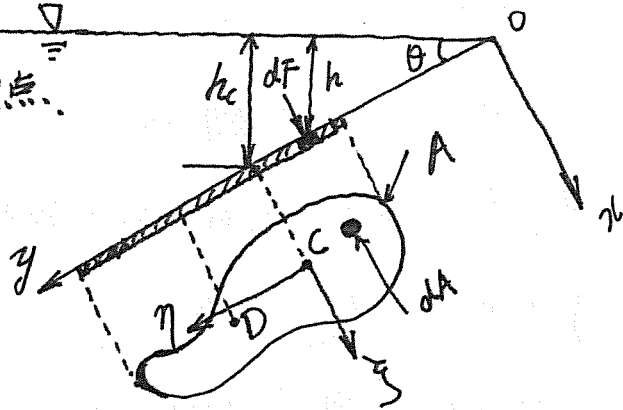
总压力即压强作用合力, 包括力的大小, 方向和作用点.

在壁面上任取微元面  $dA$ .

其坐标(纵向)  $y$ , 淹深

$h = y \sin\theta$ , 其压强合力

$dF$  应  $\perp$  面元:



$dF = \rho g h dA = \rho g y \sin\theta dA$  (平壁两面均受大气压作用, 所以计算液体对平壁的总压力时不考虑大气压作用).

因此, 壁面  $A$  所受总压力

$$F = \rho g \sin\theta \int_A y dA \quad (3.6.1)$$

令  $y_c$  为壁面  $A$  的“形心”纵坐标, 则  $\int_A y dA = y_c A$  (面元-阶矩).

所以:  $F = \rho g y_c \sin\theta A = \rho g h_c A = P_c A$  (方向垂直指向壁面) (3.6.2)

其中  $h_c$  称为形心淹深,  $P_c$  为形心压强.

考虑到压强在深度方向成线性增长, 压力中心(总压力作用点)  $D$  通常在形心以下 (即  $h_p > h_c$ ).

下面我们用力矩合成法来确定压力中心的位置 (积分法):  
 设压强中心坐标  $(x_D, y_D)$ , 以  $C$  为原点建立辅助坐标系  $C\xi\eta$ ,  $\xi$  轴和  $\eta$  轴分别平行于  $x$  轴和  $y$  轴.

令  $e = y_D - y_c$ ,  $f = x_D - x_c$ , 分别为压强中心  $D$  对形心  $C$

# 北京 大学 工 学 院

的纵向偏心距和横向偏心矩。

总合力  $F$  对  $\xi$  轴和  $\eta$  轴的力矩应分别为：

$$F_e = \int_A dF \eta = \rho g \sin \theta \int_A y \eta dA \quad (3.6.3)$$

$$F_f = \int_A dF \xi = \rho g \sin \theta \int_A y \xi dA \quad (3.6.4)$$

又知道： $y = y_c + \eta$ ，代入以上两式中的二阶惯性矩项：

$$\int_A y \eta dA = y_c \int_A \eta dA + \int_A \eta^2 dA = 0 + I_{\xi\xi} \quad (3.6.5)$$

$$\int_A y \xi dA = y_c \int_A \xi dA + \int_A \xi \eta dA = 0 + I_{\xi\eta} \quad (3.6.6)$$

其中  $I_{\xi\xi}$  和  $I_{\xi\eta}$  为壁面的二阶惯性矩。

由 (3.6.2), (3.6.3) ~ (3.6.6) 可知：

$$e = \frac{I_{\xi\xi}}{y_c A}, \quad f = \frac{I_{\xi\eta}}{y_c A}$$

若  $A$  关于其中一轴对称，则  $I_{\xi\eta} = 0 \Rightarrow f = 0$ 。

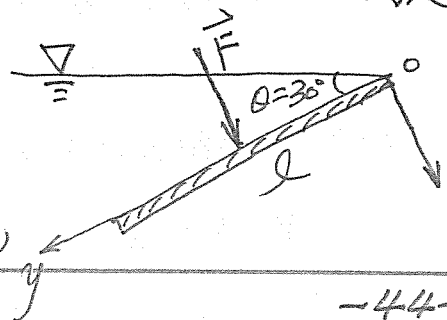
$e$  和  $f$  确定以后，压力中心位置 ( $y_D = e + y_c$ ,  $x_D = f + x_c$ )。

例题：(丁) C 1.5.2.

自由液面为大气压，闸门长  $\times$  宽 =  $l \times b = 4\text{m} \times 2\text{m}$ 。 $b$  边与自由液面平行， $l$  边与自由面成  $\theta = 30^\circ$  夹角。求：总法力  $F$  的大小和纵向偏心矩。

解：建立  $Oxy$  坐标系，其中  $Ox$  轴位于自由面上， $Oy$  轴沿闸门纵向下：

$$\text{形心淹深 } h_c = 0.5l \sin 30^\circ = \frac{1}{4}l = 1(\text{m})$$





# 北京 大学 工学院

$$F = \rho g h_c A = 9.8 \times 1000 \times 1 \times 2 \times 4 = 78480 \text{ (N)}$$

$$\text{形心纵坐标: } y_c = \frac{l}{2} = 2 \text{ (m)}$$

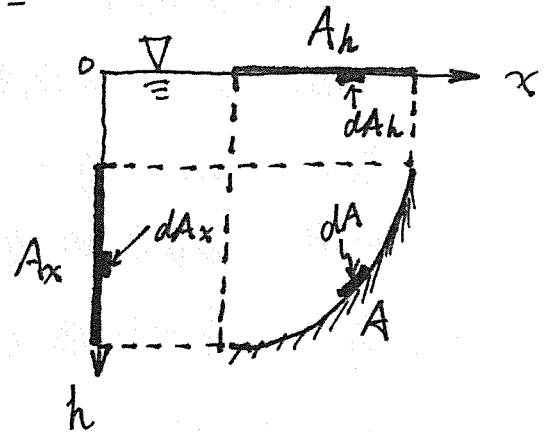
$$\text{压力中心纵向偏心距: } e = \frac{I_{yy}}{y_c A} = \frac{\frac{bl^3}{12}}{\frac{l}{2} \cdot bl} = \frac{l}{6} = 0.67 \text{ (m)}$$

## 七. 均质液体对曲壁的总压力 (二维曲壁).

考察均质液体中的曲壁面  $A$ , 取其上面元  $dA$  (宽度为  $l$ , 垂直于纸面方向), 水平和垂直方向投影分别为  $dA_x$  和  $dA_h$ , 形心淹深记为  $h$ , 则作用于  $dA$  上液体压力的分量式为:

$$dF_x = \rho g h dA_x$$

$$dF_y = \rho g h dA_h$$



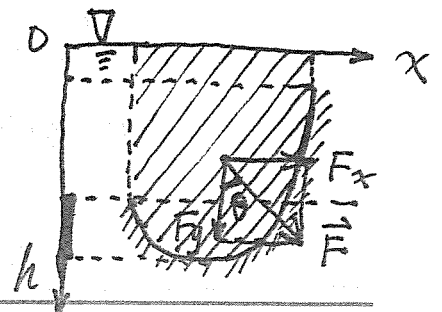
### 1. 总压力的水平分量:

$$F_x = \int_{A_x} dF_x = \rho g \int_{A_x} h dA_x = \rho g h_{xc} A_x \quad (3.7.1)$$

其中  $h_{xc}$  为投影面  $A_x$  的形心淹深.

(3.7.1) 式说明: 均质液体对二维曲壁面总压力的水平分量 = 曲壁面在该方向投影面上的总压力, 方向指向曲壁, 作用线过投影面的压强中心.

注: 水平方向重叠投影部分合力为零.



# 北京 大学 工学院

2. 总压力的垂直分量:

$$F_h = \int_{A_h} dF_h = \rho g \int_{A_h} h dA_h = \rho g \tau_p. \quad (3.7.2)$$

其中  $\tau_p = \int_{A_h} h dA_h$  称为压力体.

(3.7.2) 式表明: 均质液体对曲壁面总压力的垂直分量 = 与曲壁面对应的压力体内液体的重量. 垂直分量的作用线通过压力体的重心.

3. 总压力大小与作用线:

$$\text{总压力大小: } |\vec{F}| = \sqrt{F_x^2 + F_y^2}$$

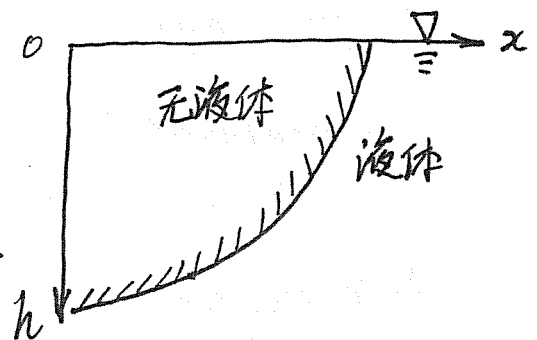
$$\text{作用线与垂直方向夹角满足: } \arctan \theta = \frac{F_x}{F_y}.$$

4. 液体与压力体异侧时:

$$F_x' = -\rho g h_{xc} A_x \quad (3.7.3)$$

$$F_y' = \rho g \tau_p' = -\rho g \tau_p \quad (3.7.4)$$

其中  $\tau_p' = -\tau_p$  称为虚压力体容积.



例题: 与水平面成  $45^\circ$  的漏斗壁面上有一半径为  $R$  的圆孔, 孔心的深度为  $H$ , 现在你用一个半径为  $R$  的半球面堵住小孔. 试求: 半球面所受液体的压强合力  $\vec{F}$  的大小和方向 (不计大气压强的作用).

# 北京 大学 工学院

解: 以孔心为原点建立如右图所示  
坐标系  $OxZ$ , 则:

$$A_x = \pi R^2 \sin 45^\circ = \frac{\sqrt{2}}{2} \pi R^2$$

$$F_x = -\rho g H A_x = -\frac{\sqrt{2}}{2} \pi \rho g H R^2.$$

压力体容积

$$\begin{aligned} V_p &= \frac{2}{3} \pi R^3 + \pi R^2 H \cos 45^\circ \\ &= \left( \frac{2}{3} + \frac{\sqrt{2}}{2} \frac{H}{R} \right) \pi R^3 \end{aligned}$$

$$F_z = -\rho g V_p = -\left( \frac{2}{3} + \frac{\sqrt{2}}{2} \frac{H}{R} \right) \pi \rho g R^3.$$

$$\therefore |\vec{F}| = \sqrt{F_x^2 + F_z^2} = \pi \rho g R^2 \sqrt{\frac{4}{9} R^2 + H^2 + \frac{2\sqrt{2}}{3} R H}$$

$$\vec{F} \text{ 与 } x \text{ 轴方向夹角 } \alpha = \arctan \frac{F_z}{F_x} = \arctan \frac{\frac{2}{3} R + \frac{\sqrt{2}}{2} H}{\frac{\sqrt{2}}{2} H}.$$

八. 阿基米德定理 (请同学自学).

