



# 第二章 流体静力学

## 一、流体静压强及其特性

## 二、重力场中流体静压强的分布

## 三、静压强的测量

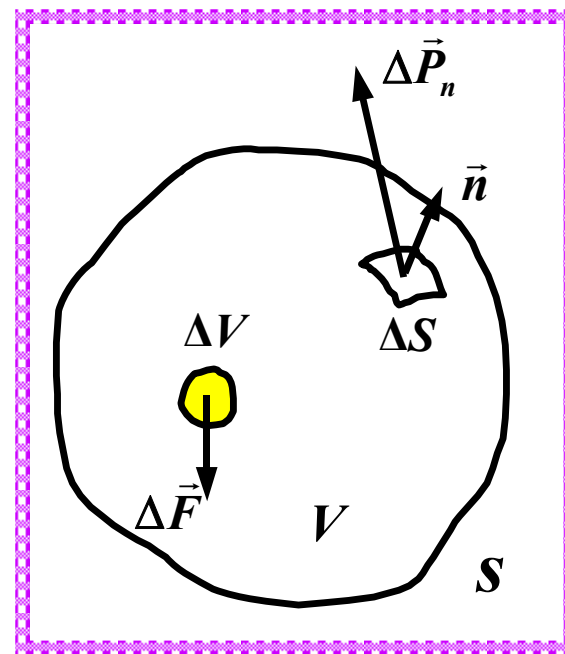
## 四、作用在壁面上的流体静压力



# 2.1 作用在流体上的力

## 质量力

- ④ 作用在流体的每个质点上
- ④ 大小与流体质量成正比
- ④ 重力、惯性力等



单位质量力



$$\vec{f} = \lim_{\Delta V \rightarrow 0} \frac{\Delta \vec{F}}{\rho \Delta V}$$

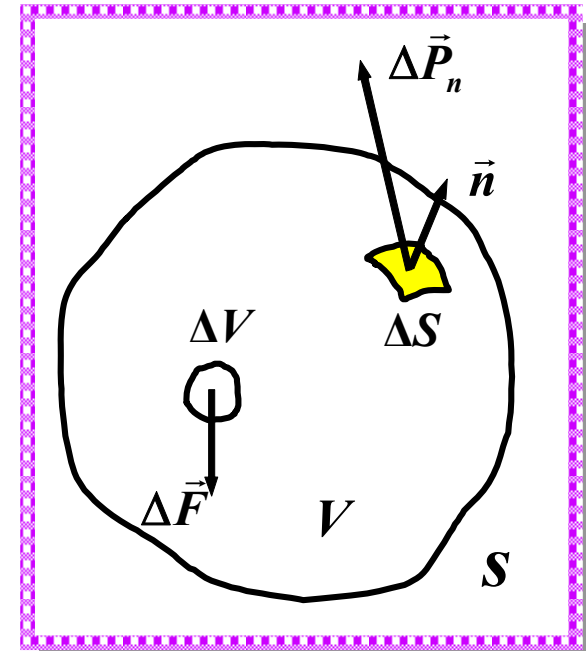
$\text{m/s}^2$



# 作用在流体上的力2

## 表面力

- ④ 作用在流体的封闭界面上
- ④ 大小与流体表面积成正比
- ④ 压力、摩擦力等



表面应力



$$\vec{p}_n = \lim_{\Delta S \rightarrow 0} \frac{\Delta \vec{P}_n}{\Delta S}$$

Pa



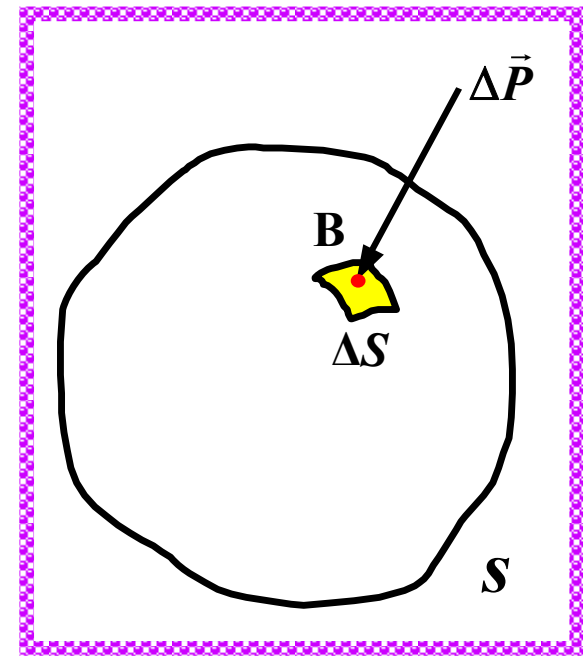
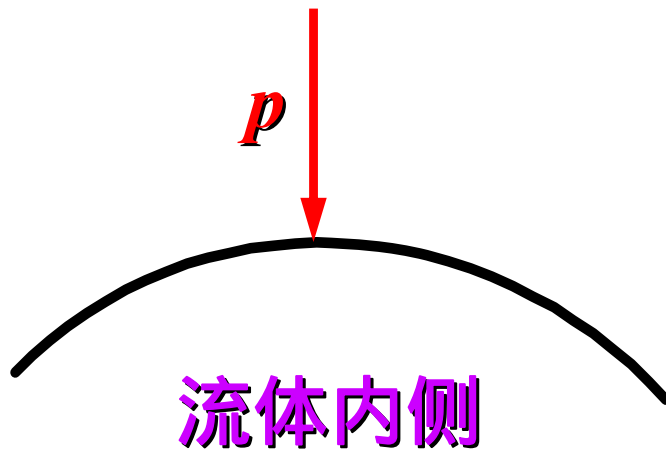
# 流体静压强及其特性

流体静压强



$$p = \lim_{\Delta S \rightarrow 0} \frac{\Delta \vec{P}}{\Delta S}$$

流体静压强的方向垂直于作用面，并指向流体内部





# 流体静压强的特性2

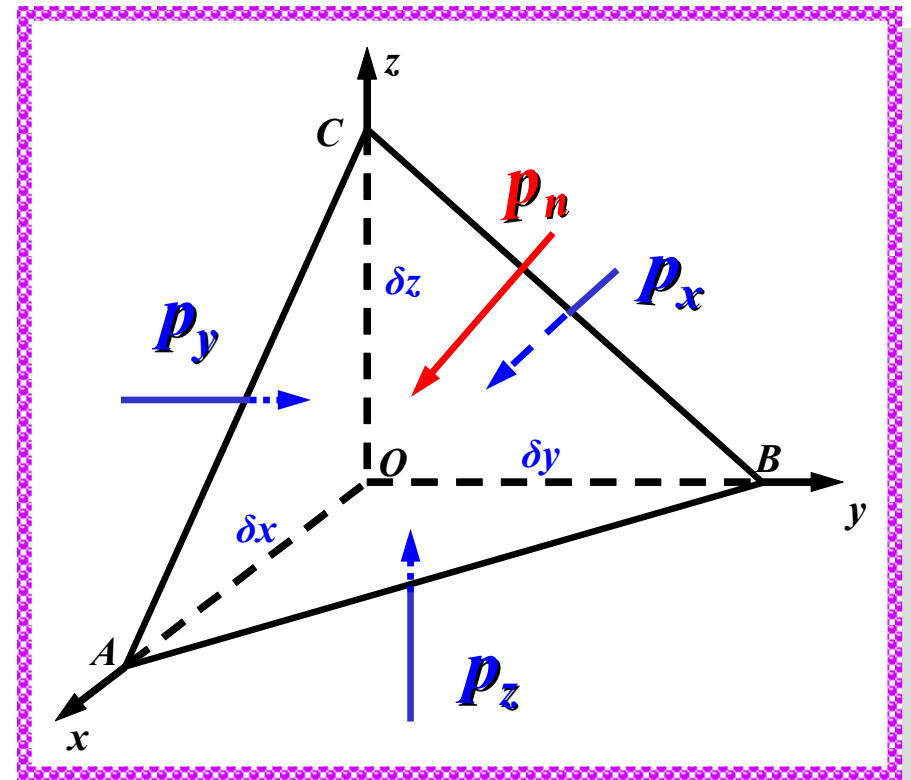
静止流体任意点处静压强的大小与其作用面方位无关，只是作用点位置的函数

④ 质量力 ← 重力、惯性力

$$\vec{f} \cdot \rho \frac{1}{6} \delta x \delta y \delta z$$

④ 表面力 ← 只有法向力

$$p_x \frac{1}{2} \delta y \delta z \quad p_y \frac{1}{2} \delta x \delta z$$





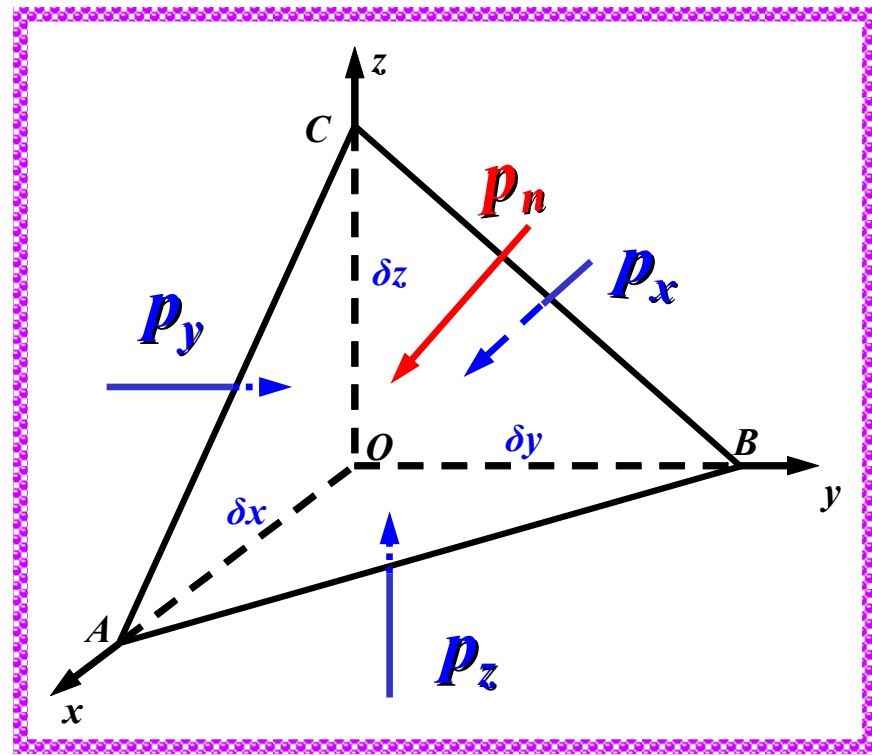
# 流体静压强的特性3

① 表面力  $p_z \frac{1}{2} \delta x \delta y$   $p_n \Delta A$

② 所受合力为零

质量力与压力相平衡，压强只是作用点位置的函数

$p = f(x, y, z)$



**理想流体压强**

$p = f(x, y, z)$

流体中不存在切向力



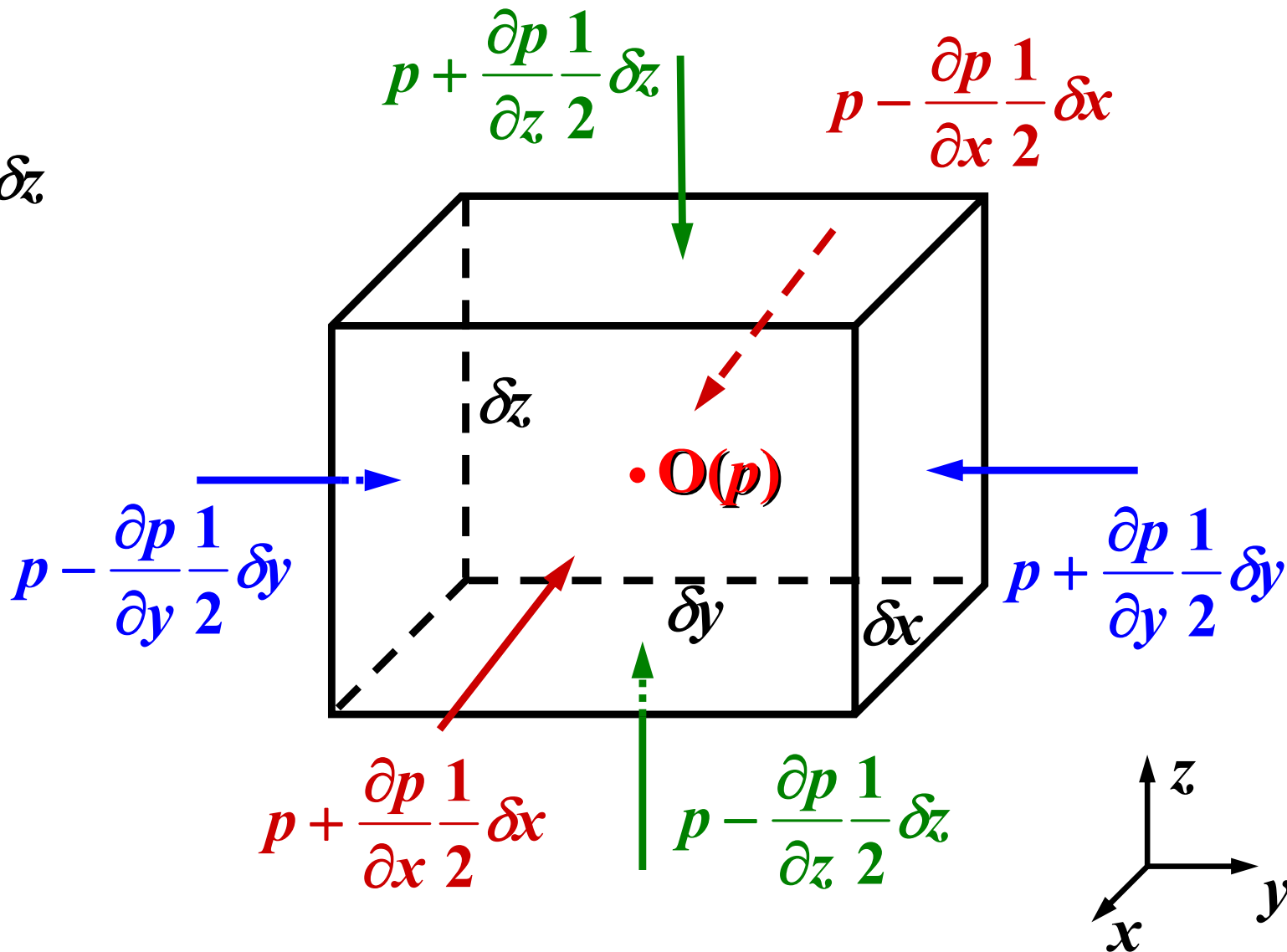
# 2.2 流体平衡的微分方程式

## 质量力

$$\vec{f} \cdot \rho \delta x \delta y \delta z$$

## 表面力

泰勒级数展开略去高阶小项



# 静止流体平衡微分方程2

## ④ 六面体微元所受的表面力合力

$$-\vec{i} \frac{\partial p}{\partial x} \delta x \delta y \delta z - \vec{j} \frac{\partial p}{\partial y} \delta x \delta y \delta z - \vec{k} \frac{\partial p}{\partial z} \delta x \delta y \delta z$$



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



压强梯度





# 静止流体平衡微分方程3

## ④ 静止流体受力平衡

$$\vec{f} \cdot \rho \delta x \delta y \delta z - \nabla p \delta x \delta y \delta z = 0$$

质量力                      压力

静止流体平衡方程 - 欧拉平衡方程



$$\vec{f} - \frac{1}{\rho} \nabla p = 0$$

静止流体中压强的变化由质量力引起

# 静止流体平衡微分方程4

$$\vec{f} - \frac{1}{\rho} \nabla p = 0$$

- ④ 压强梯度导致的净力必须由重力或加速度或流体其它效应平衡
- ④ 压强梯度描述压强在空间中最大变化率的方向和大小，由质量力决定
- ④ 压强在质量力方向上变化最快，与质量力垂直的方向无变化



等压面与质量力处处垂直



# 力势函数

$$\left\{ \begin{array}{l} f_x - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} = 0 \\ f_y - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} = 0 \\ f_z - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} = 0 \end{array} \right. \xrightarrow[\text{均质不可压}]{\rho = \text{常数}} \left\{ \begin{array}{l} \frac{\partial f_x}{\partial y} = \frac{\partial f_y}{\partial x} \\ \frac{\partial f_y}{\partial z} = \frac{\partial f_z}{\partial y} \\ \frac{\partial f_z}{\partial x} = \frac{\partial f_x}{\partial z} \end{array} \right.$$

**力势函数**



$W(x, y, z)$

质量力做功  
与路径无关



$$f_x = -\frac{\partial W}{\partial x}, \quad f_y = -\frac{\partial W}{\partial y}, \quad f_z = -\frac{\partial W}{\partial z}$$



# 平衡微分方程的积分

$$\left\{ \begin{array}{l} -\frac{\partial W}{\partial x} - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} = 0 \quad \times dx \\ -\frac{\partial W}{\partial y} - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} = 0 \quad \times dy \\ -\frac{\partial W}{\partial z} - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} = 0 \quad \times dz \end{array} \right\} \xrightarrow{\text{求和}} dW + \frac{dp}{\rho} = 0$$

## 不可压缩流体平衡方程



$$p = p_0 - \rho(W - W_0)$$

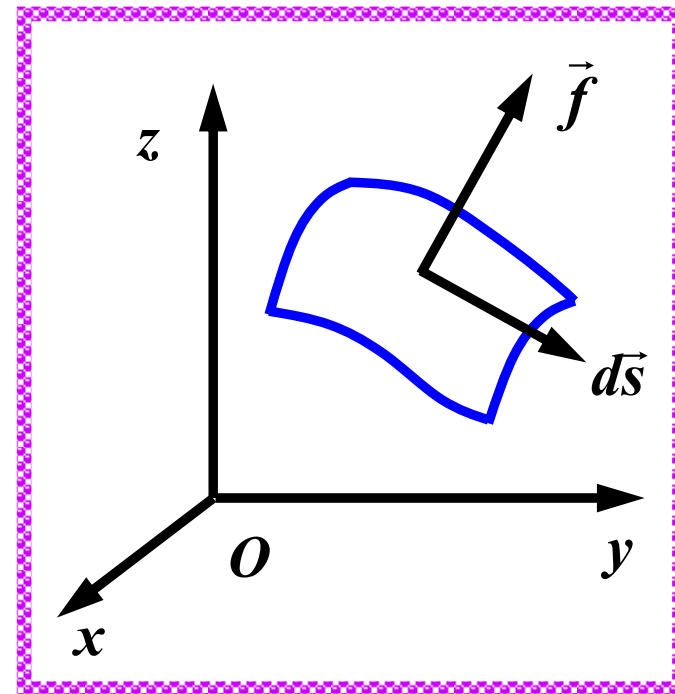


# 等压面和等势面

## 等压面微分方程



$$\begin{aligned} -dW &= f_x dx + f_y dy + f_z dz \\ &= \vec{f} \cdot d\vec{s} = \frac{dp}{\rho} = 0 \end{aligned}$$



等压面处处与质量力垂直



$W = \text{常数}$

等压面与等势面重合



# 等压面思考题

一圆桶中盛有水，静止时自由面为\_\_\_\_\_当圆桶以匀角速度绕中心轴旋转时，自由面为\_\_\_\_\_

A、斜面

B、曲面

C、水平面



## 2.3 重力场中的平衡流体

条件



连通的静止流体，只在  $z$  向有重力作用， $z$  的正方向垂直向上

方程



$$\left\{ \begin{array}{l} 0 - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} = 0 \\ 0 - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} = 0 \\ -g - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} = 0 \end{array} \right.$$



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

压强只是  $z$  的函数， $z$  方向压强梯度为负

# 不可压缩流体压强分布1

均质不可压缩流体

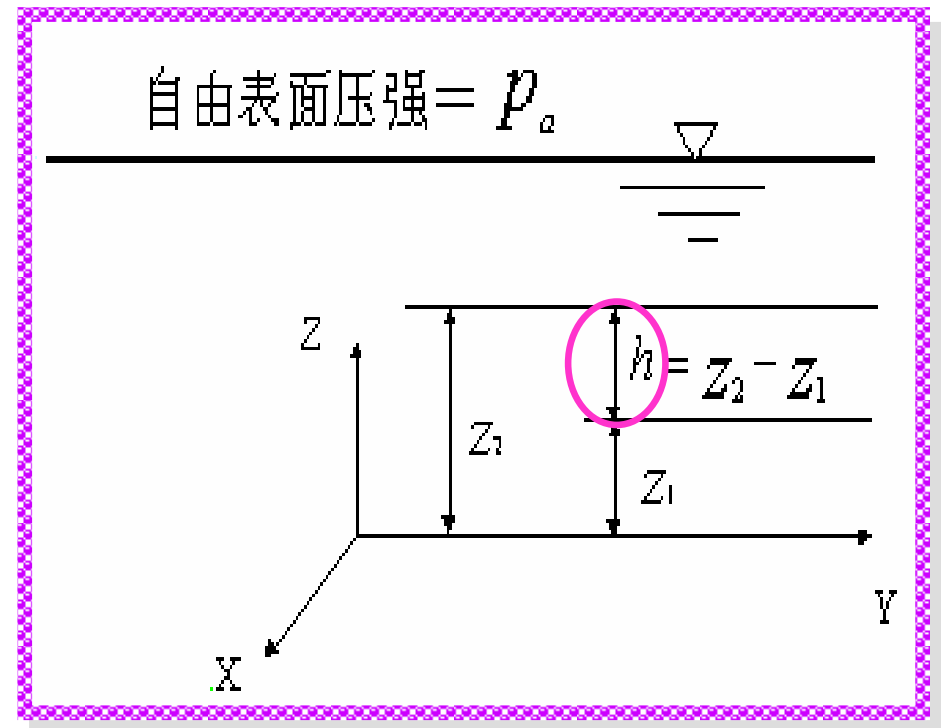
→  $\rho = \text{常数}$

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

→  $p_1 = p_2 + \rho g h$

$z_2$  与自由面等高

→  $p_1 = p_a + \rho g h$







# 不可压缩流体压强分布2

公式的内涵



$$p_1 = p_2 + \rho gh$$

① 在铅垂方向，压强与淹深成线性关系

② 等压面为水平面

$$p_1 = p_2 + \rho gh \Rightarrow h = \frac{p_1 - p_2}{\rho g}$$

密度为  $\rho$ ，高度为  $h$   
的一段液柱的重量

☞  $p_2 = 0$ ，绝对压强对应的液柱高度

☞  $p_2 = p_a$ ，表压（计示压强）对应的液柱高度



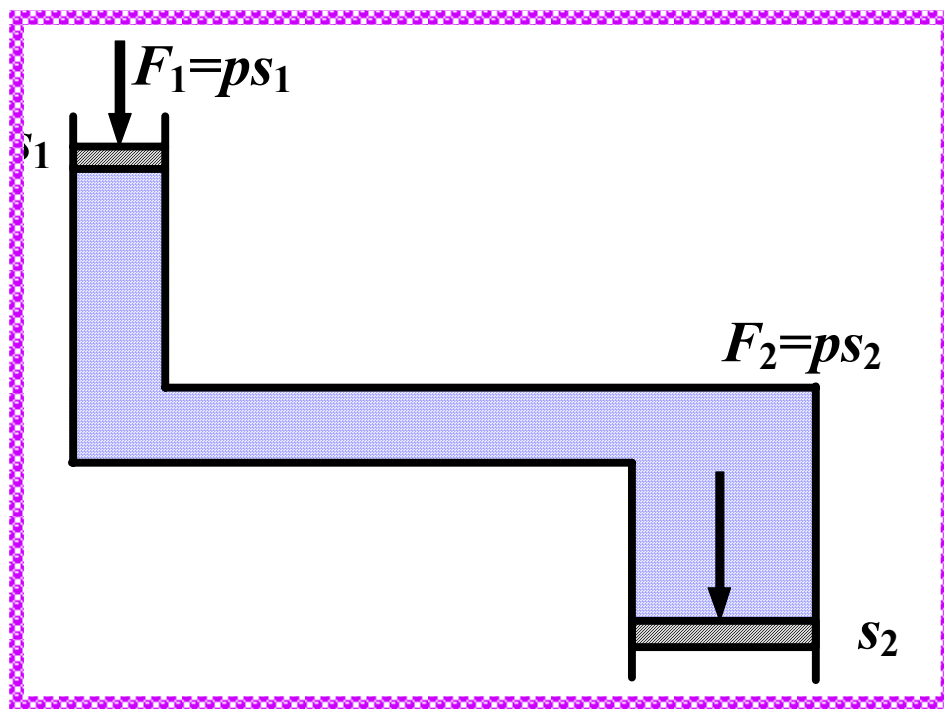
# 帕斯卡原理

$$p_1 = p_2 + \rho gh$$



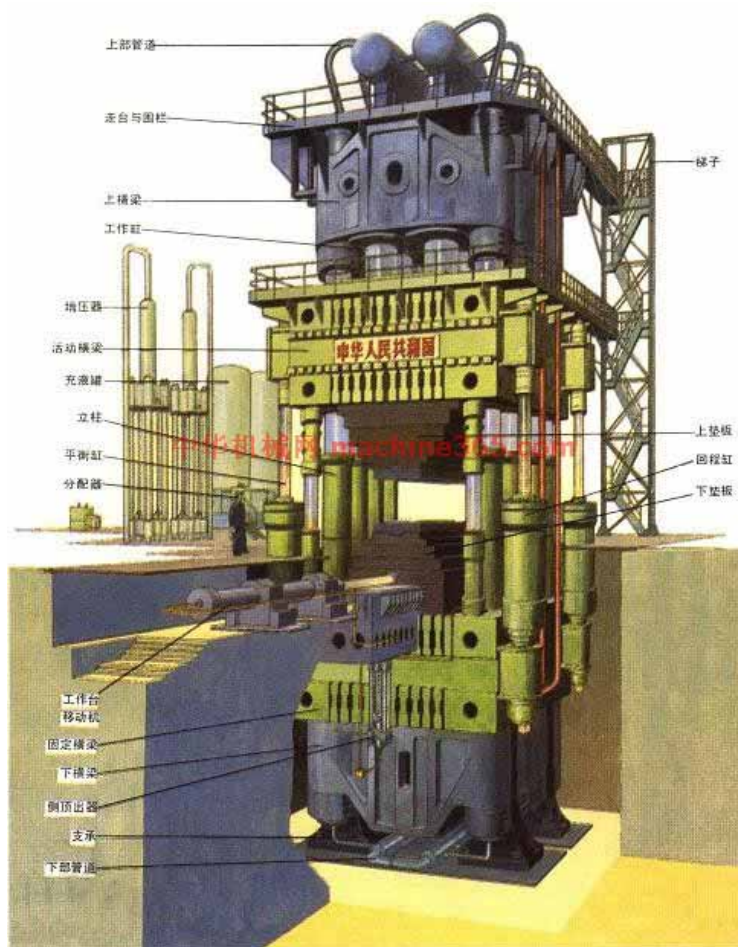
$$\delta p_1 = \delta p_2$$

充满液体的连通器内，一点的压强变化可瞬间传递到整个连通器内



$$\frac{F_2}{F_1} = \frac{s_2}{s_1}$$

# 水压机




六个工作缸，气压水，水压大活塞，大活塞压钢锭

中国一重，15000吨水压机，2006.12



# 几何意义和能量意义1

## 液体静压强分布的另一种表达方式

由  $\frac{dp}{dz} = -\rho g$    $p = -\rho g z + C$



$$z + \frac{p}{\rho g} = C$$

同一种静止液体中任意点的  $z + p/\rho g$  总是常数



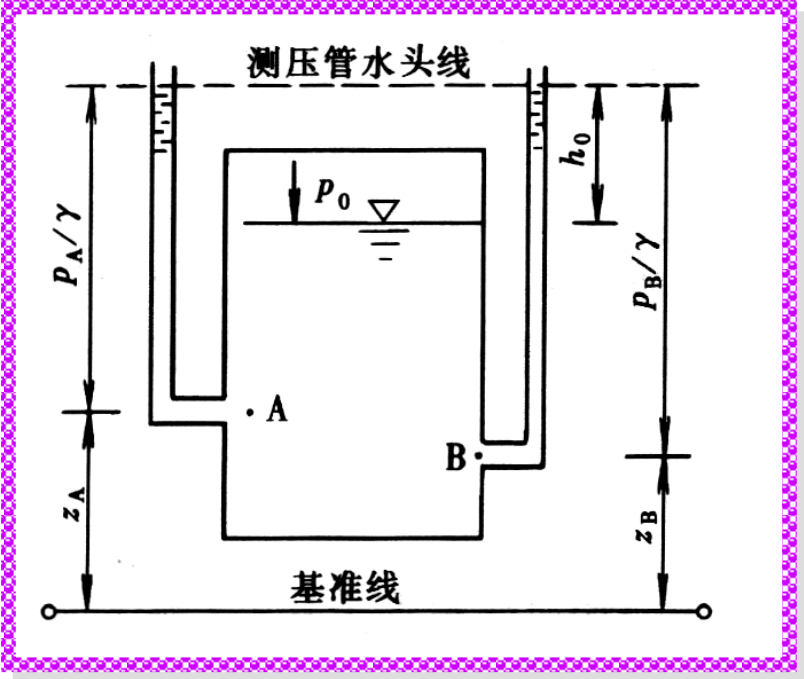
# 几何意义和能量意义2

## 几何意义

$z$



位势头或  
位置水头



$p/\rho g$



测压管高度或压强水头

- ④ 液体中某点在压强作用下液体沿测压管上升的高度

# 几何意义和能量意义3

$$z + p/\rho g$$

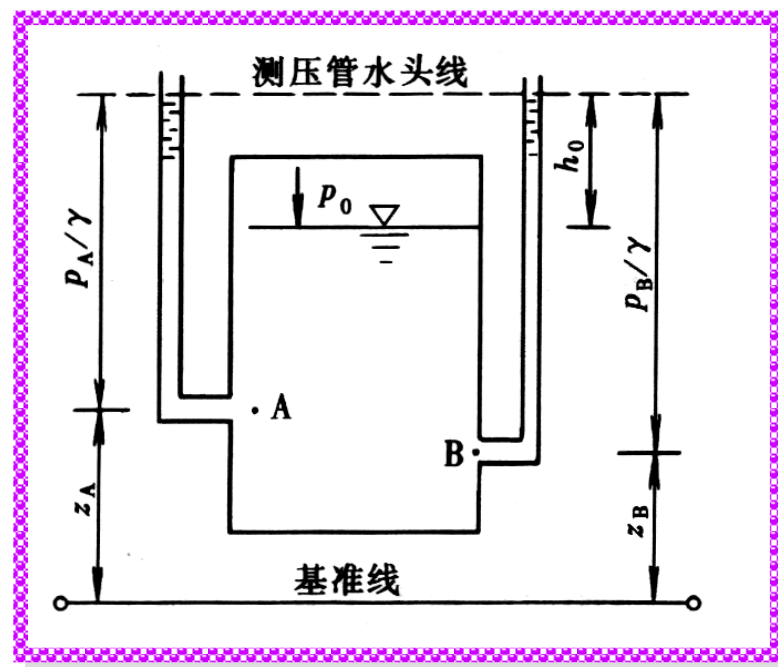


测压管水头

④ 测压管内液面相对于基准面的高度

$$z + p/\rho g = C$$

同一种静止液体中各点测压管水头均相等



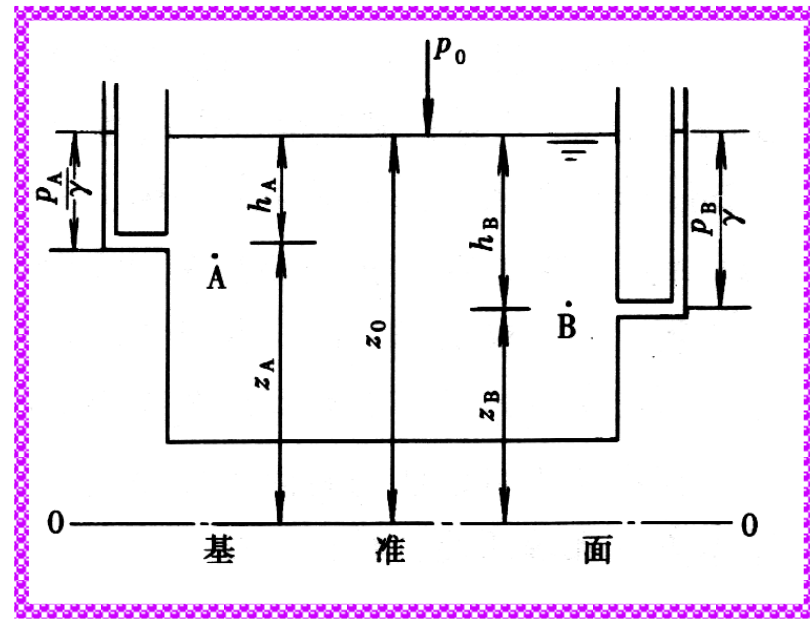
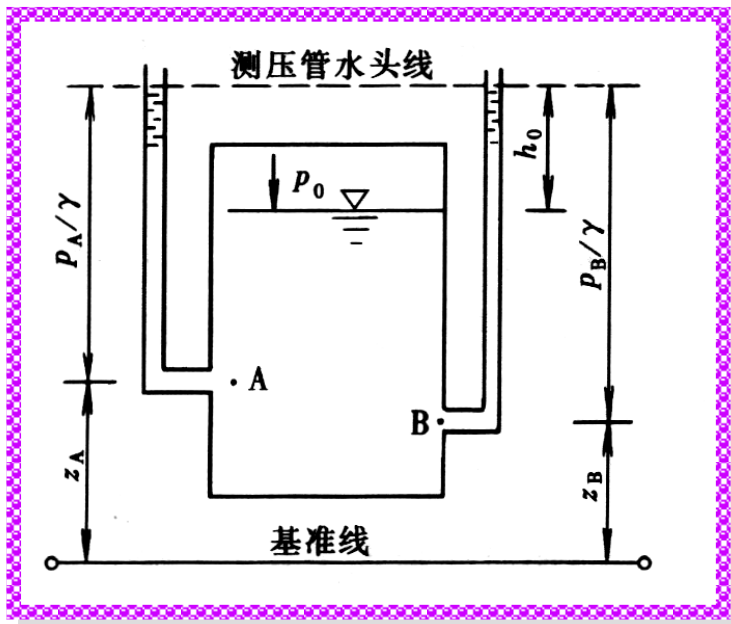




# 几何意义和能量意义4

## 测压管水头线

- ④ 连接各点测压管水头的液面线，若测压管开口通大气，则液面线各点压强均为  $p_a$





# 几何意义和能量意义5

**物理意义**

$$z + p/\rho g = C$$

$z$   $\longrightarrow$  **单位重量流体的位置势能**

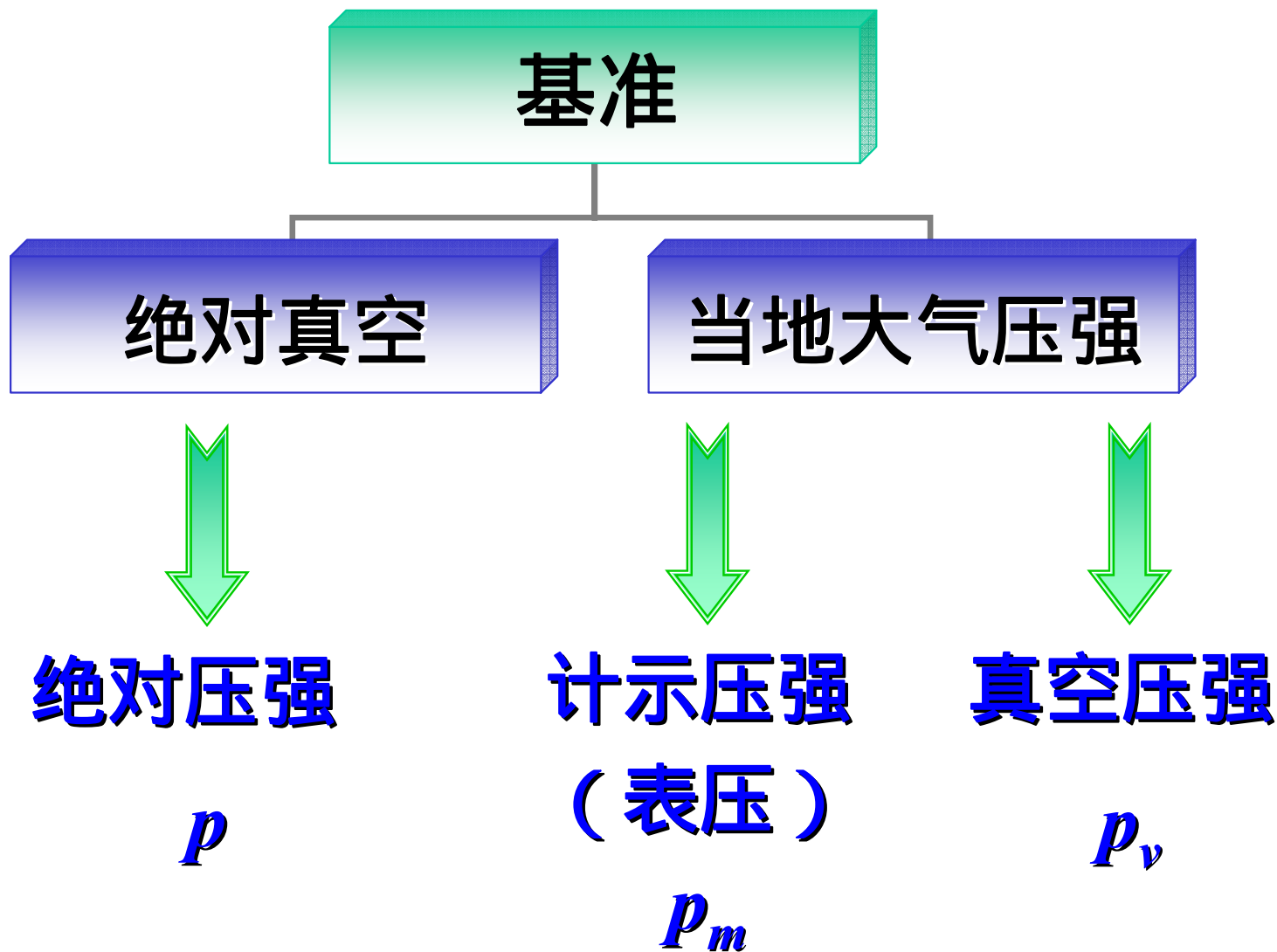
$p/\rho g$   $\longrightarrow$  **单位重量流体的压强势能**

$z + p/\rho g$   $\longrightarrow$  **单位重量流体的总势能**

**同种静止流体中单位重量液体的总势能相等**



## 2.4 静压强的计算与测量





# 绝对压强、表压、真空压强

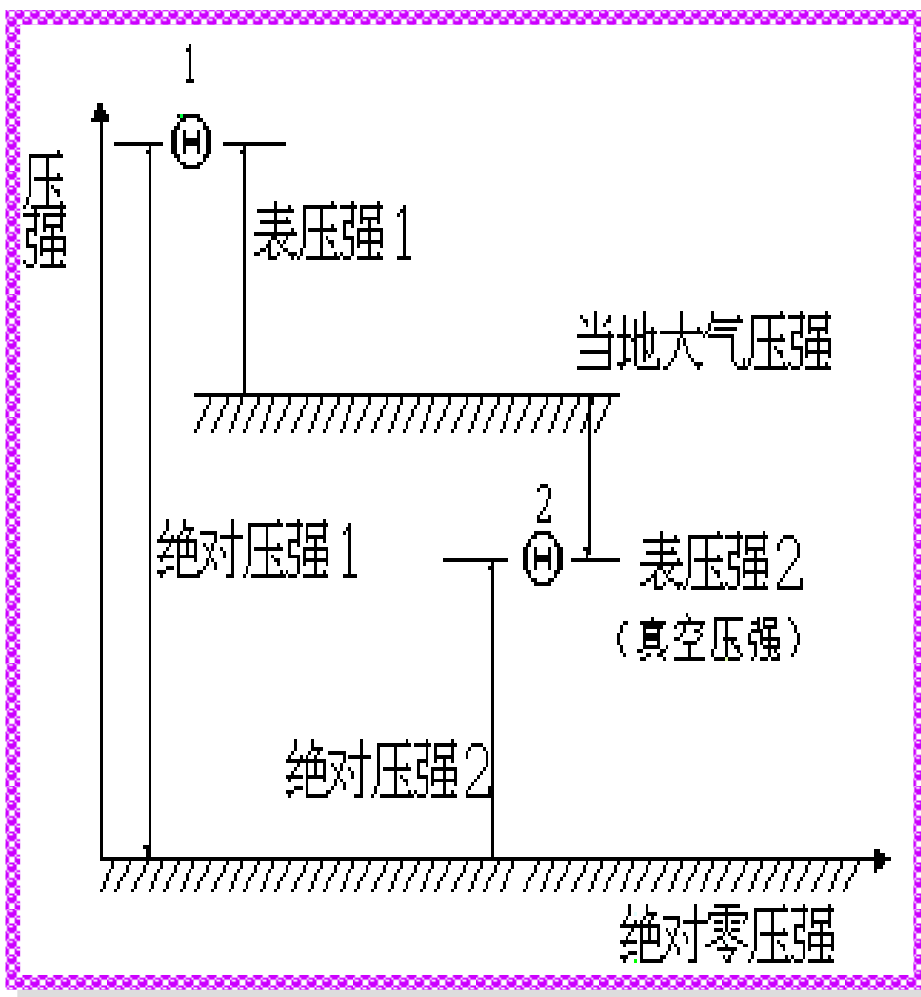
④ 绝对压强总为正

④ 表压有正有负

$$p_m = p - p_a$$

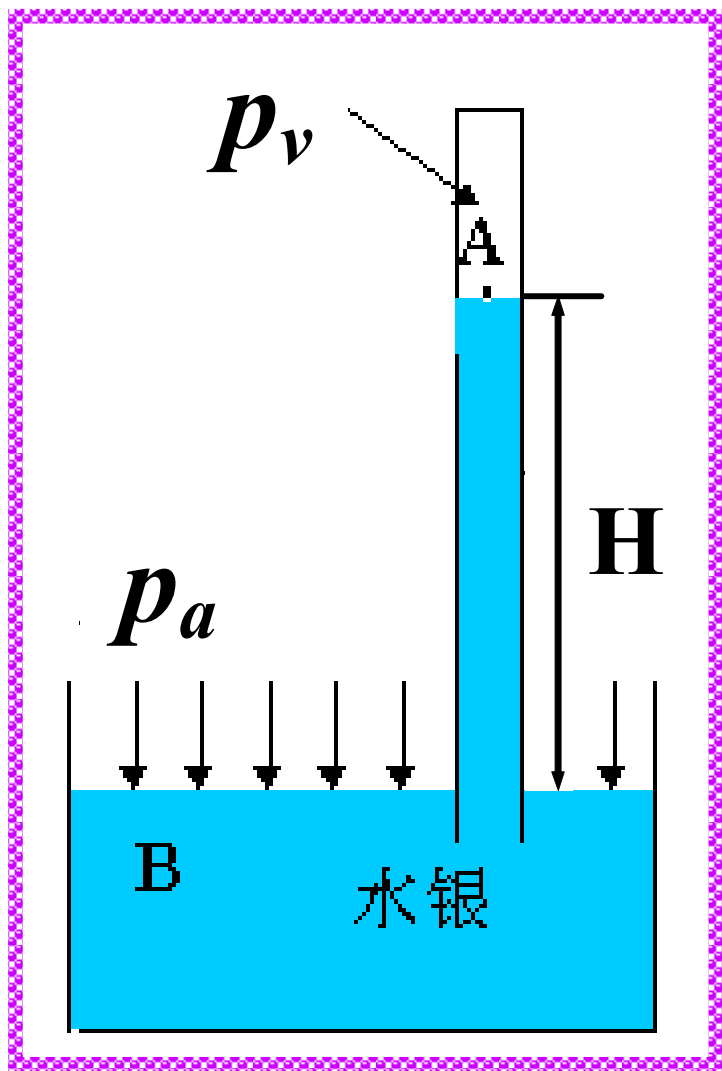
④ 表压为负，取其绝对值，为真空压强

$$p_v = p_a - p$$



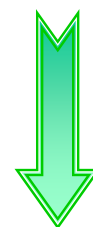


# 大气压强的测量



大气压强随当地经纬度，海拔高度及季节时间的不同而不同

1 标准大气压  
 $1.013 \times 10^5 \text{Pa}$



$H = 760 \text{mmHg}$



# 压强的单位

国际单位制： $1 \text{ Pa} = 1 \text{ N/m}^2$

工程单位制：大气压(at、atm), 巴(bar), 液柱高度

## 标准大气压

$$1 \text{ atm} = 1.013 \times 10^5 \text{ Pa} = 760 \text{ mm (Hg)} \\ = 10.33 \text{ m (H}_2\text{O)}$$

## 工程大气压

$$1 \text{ at} = 1 \text{ kgf/cm}^2 = 0.981 \times 10^5 \text{ Pa} = 10 \text{ m(H}_2\text{O)}$$

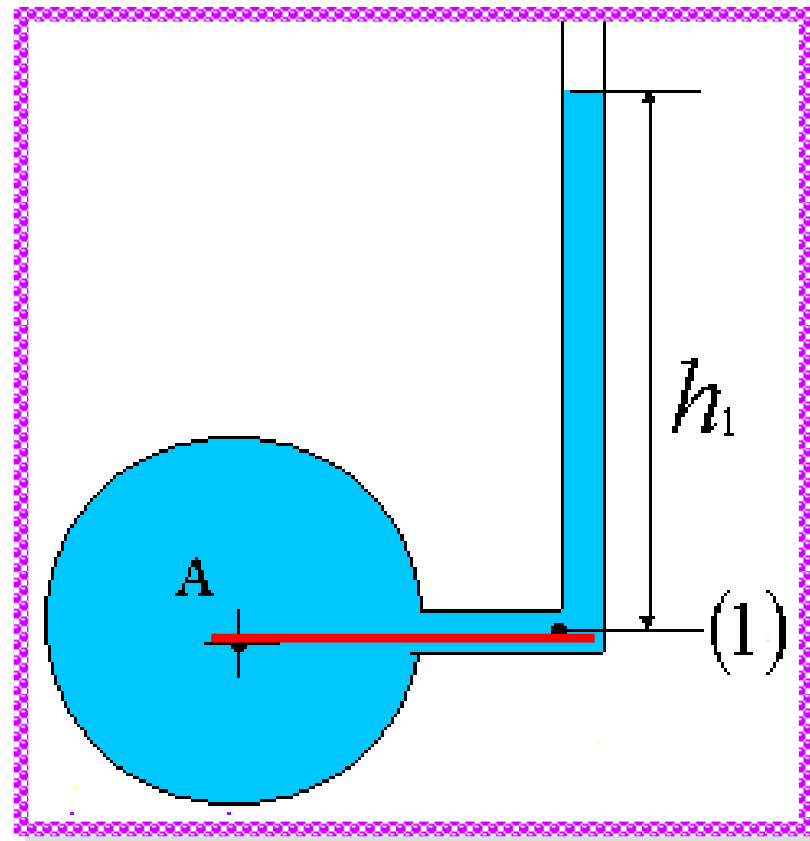


# 单管测压计

$$p_{Am} = \rho g h_1$$

## 单管测压计的缺点

- ① 被测压强不能太大
- ② 只能测量液体压强
- ③ 被测压强必须高于当地大气压强





# U 型管测压计1

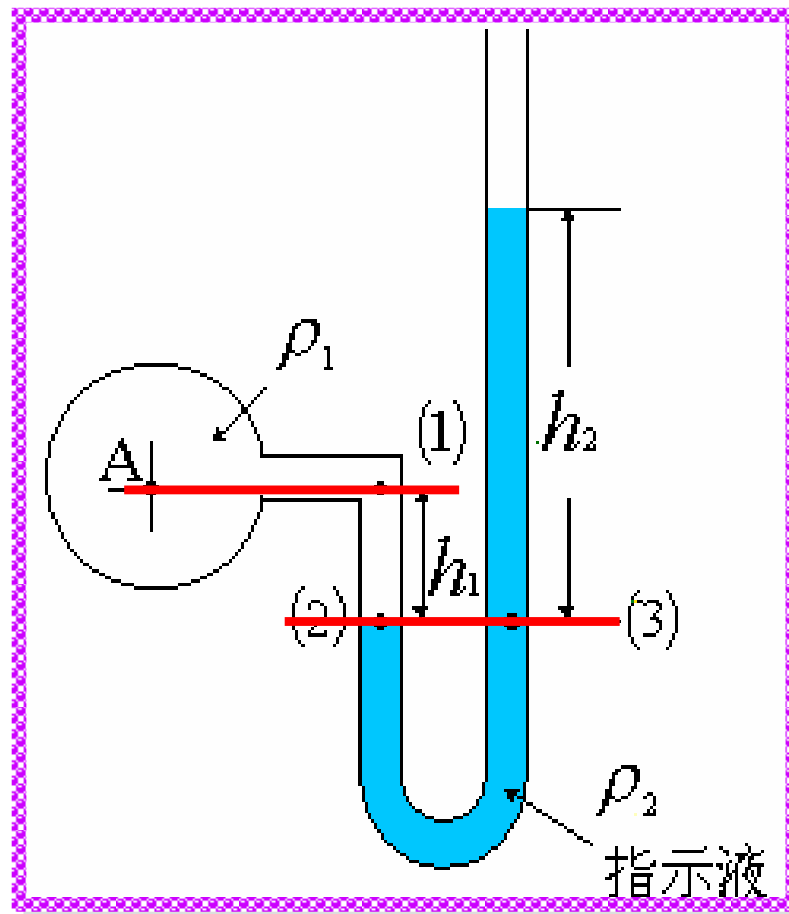
$$p_{Am} = \rho_2 g h_2 - \rho_1 g h_1$$

## ① 作等压面

被测点          相界面

## ② 等高的两点必须在连通的同一种液体中

## ③ 沿液柱向上，压强减小液柱向下，压强增大





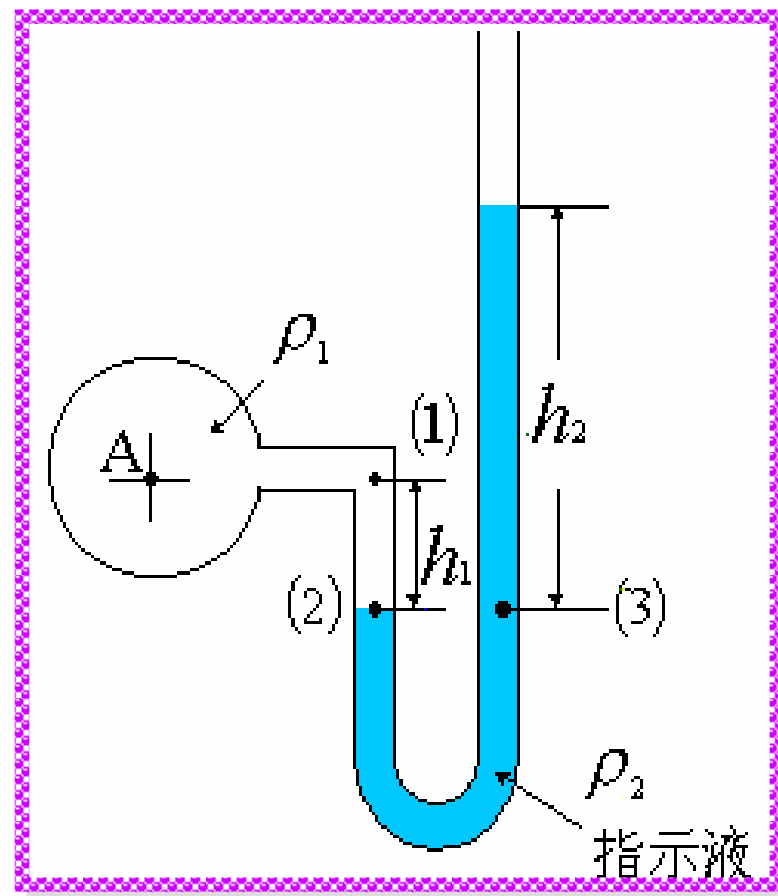
# U 型管测压计2

## U 型管测压计特点

- ④ 测量范围较大
- ④ 可测量气体压强

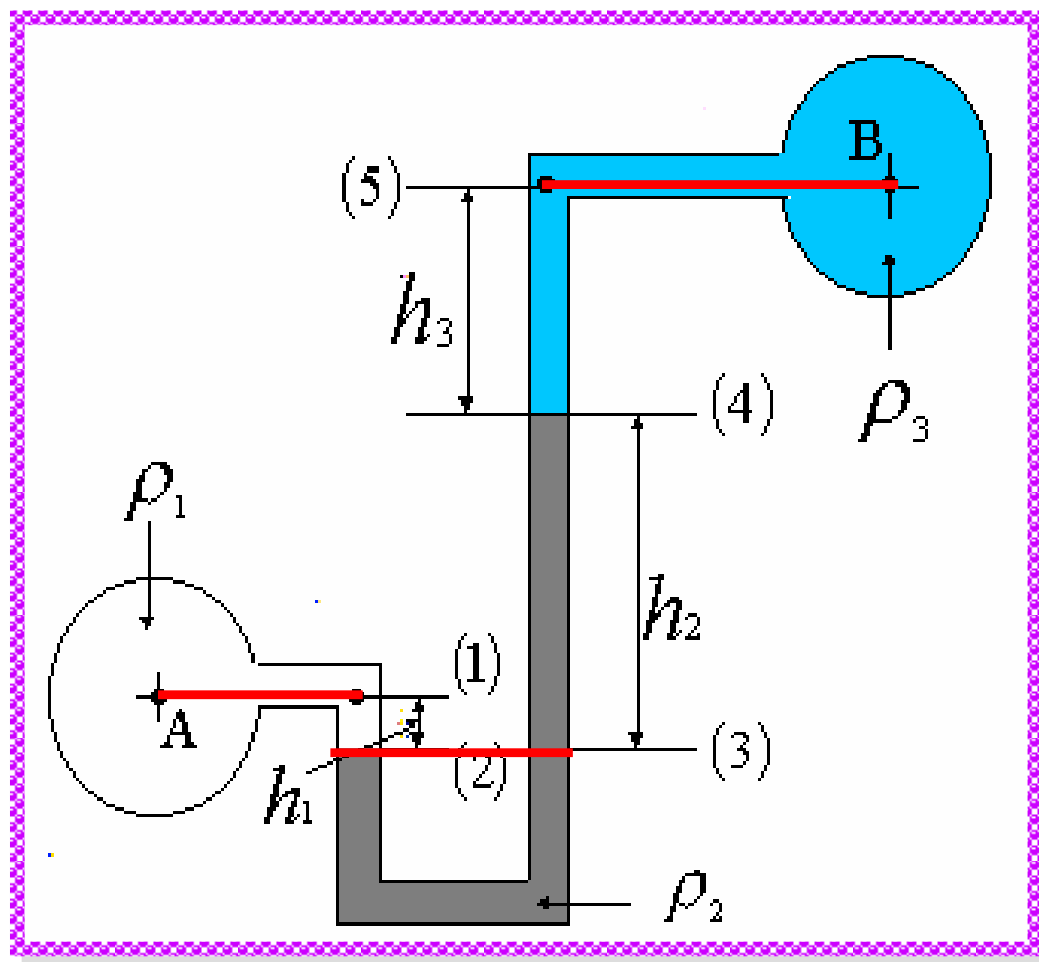
$$P_{Am} = \rho_2 g h_2 - \rho_1 g h_1 \approx \rho_2 g h_2$$

- ④ 可测量真空压强
- ④ 指示液不能与被测液体掺混





# 差压计



$$p_A - p_B = \rho_3 g h_3 + \rho_2 g h_2 - \rho_1 g h_1$$





# 倾斜式测压计（微压计）

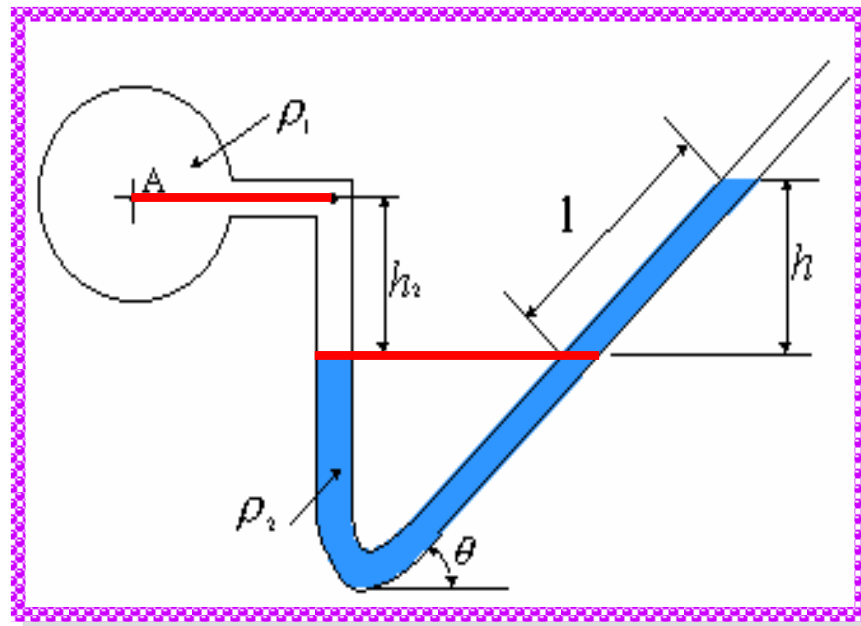
通常用来测量气体压强



$$p_{Am} = \rho_2 g l \sin \theta - \rho_1 g h_1$$

④ 倾斜管放大了测量距离，提高了测量精度

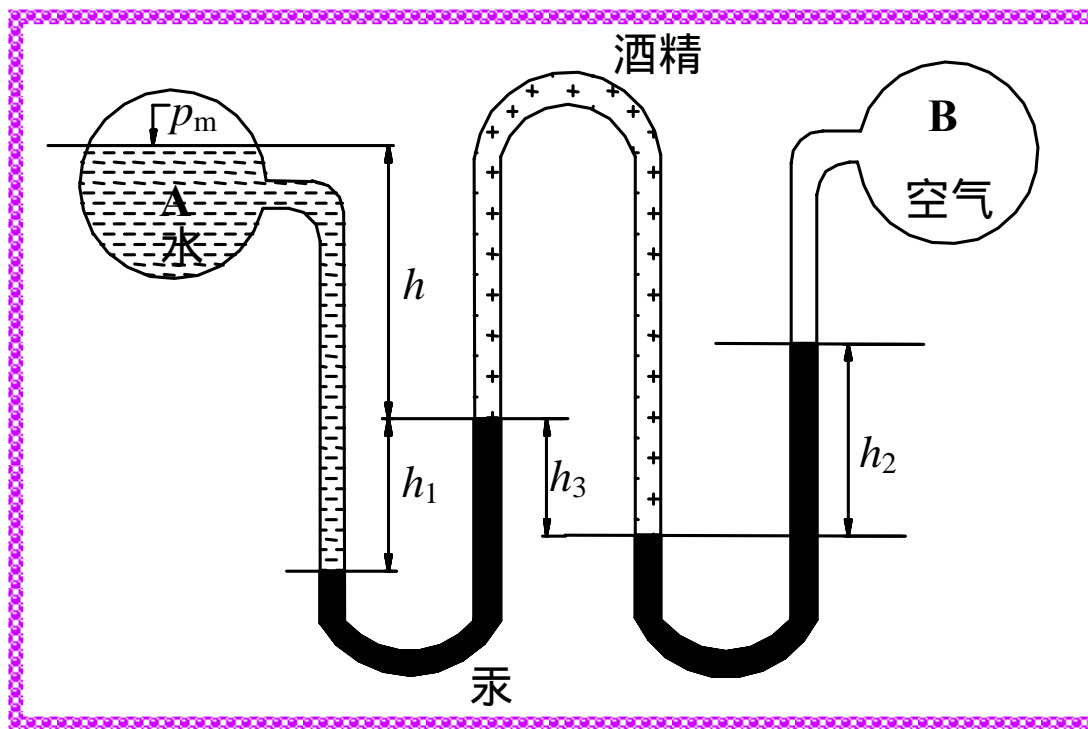
$$\frac{l}{h} = \frac{1}{\sin \theta}$$





# U型管测压计例题

如图所示多管式压强计，B容器中空气表压  $p_{Bm} = -2.74 \times 10^4 \text{ Pa}$ ， $h = 500 \text{ mm}$ ， $h_1 = 200 \text{ mm}$ ， $h_2 = 250 \text{ mm}$ ， $h_3 = 150 \text{ mm}$ ，求容器A上部的表压  $p_m$





## 2.5 平衡流体对壁面的作用力

### ④ 均质平板形心

$$x_C = \frac{1}{A} \int_A x dA$$

$$y_C = \frac{1}{A} \int_A y dA$$

### ④ A 对 x 轴的惯性矩

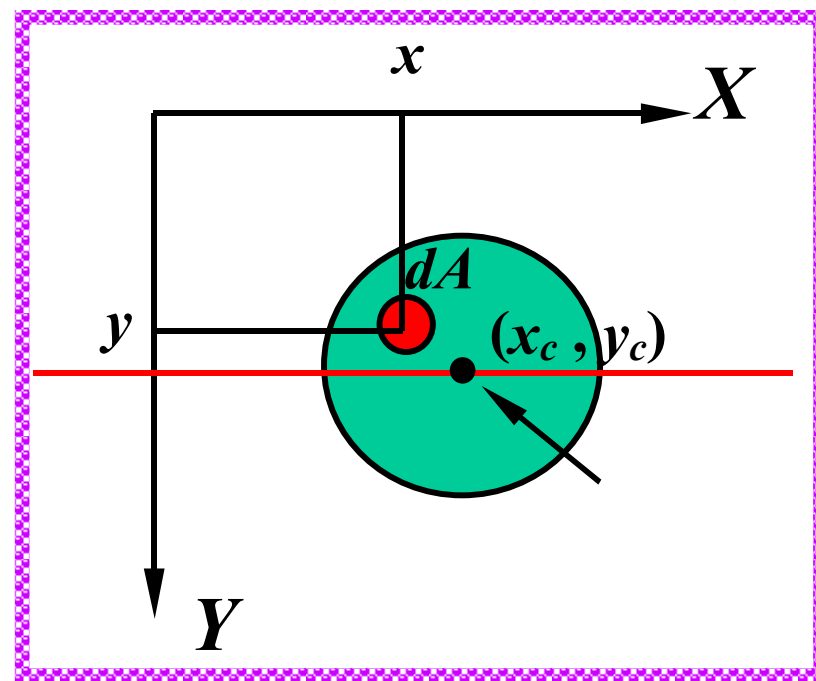
$$I_x = \int_A y^2 dA$$

### ④ 惯性矩移轴定理

$$I_x = I_{xc} + y_C^2 A$$

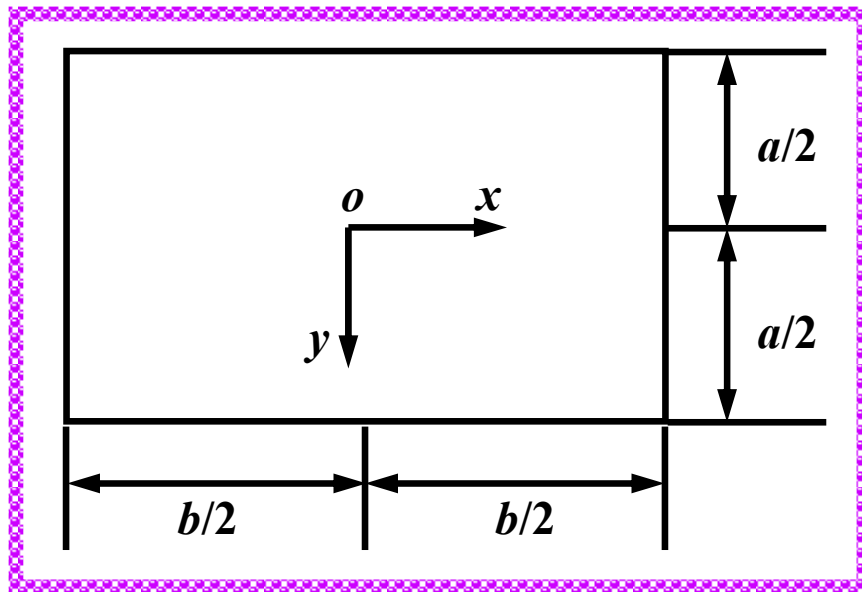


$I_{xc}$  为 A 对通过形心并与 x 轴平行的轴的惯性矩





# 常见形状的惯性矩及离心矩

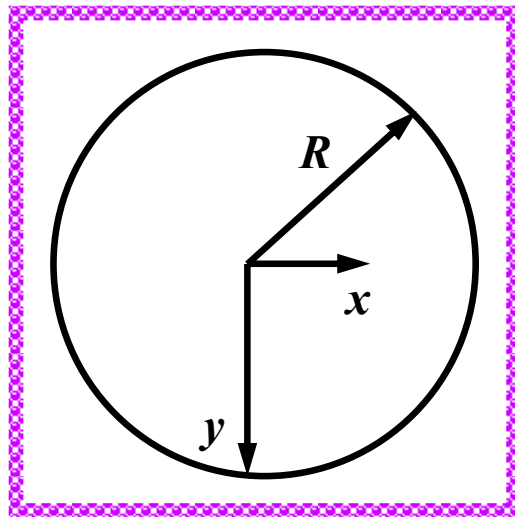


$$A = ba$$

$$I_{xC} = \frac{1}{12} ba^3$$

$$I_{yC} = \frac{1}{12} ab^3$$

$$I_{xyC} = 0$$

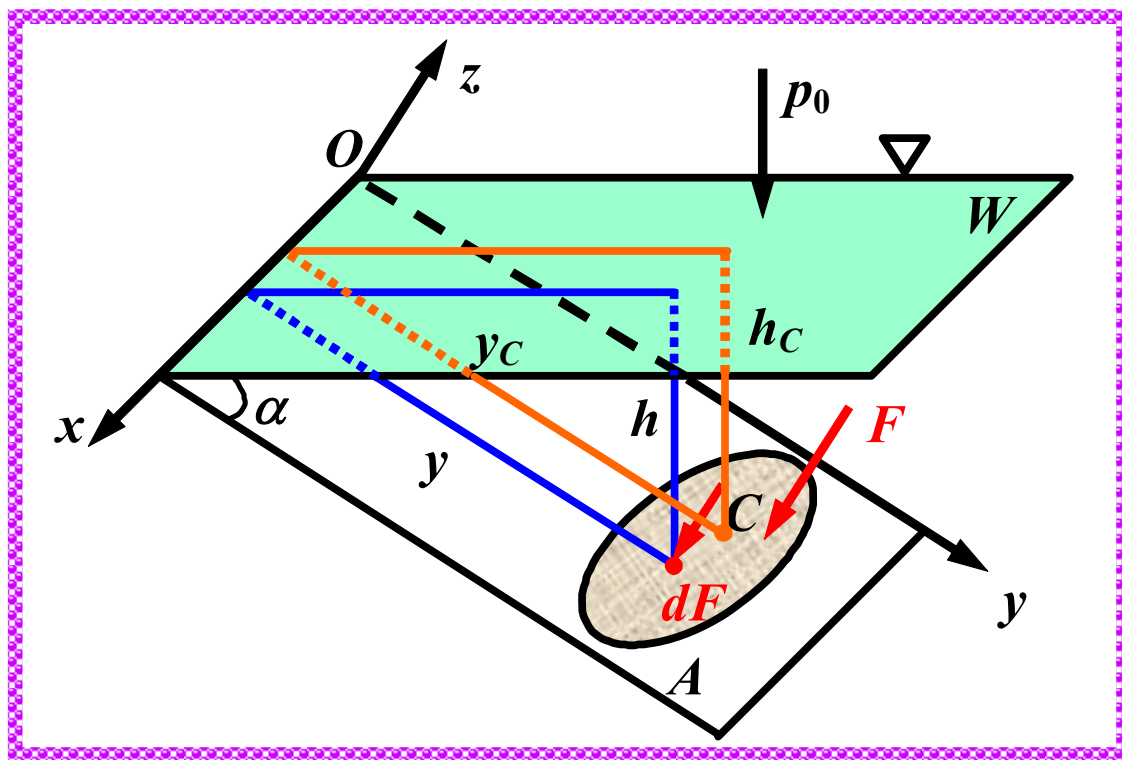


$$A = \pi R^2$$

$$I_{xC} = I_{yC} = \frac{\pi R^4}{4}$$

$$I_{xyC} = 0$$

# 作用在平面上的总压力



④ 平行力系作用在一侧平板上的合力



$$F = (p_0 + \rho g h_C) A$$

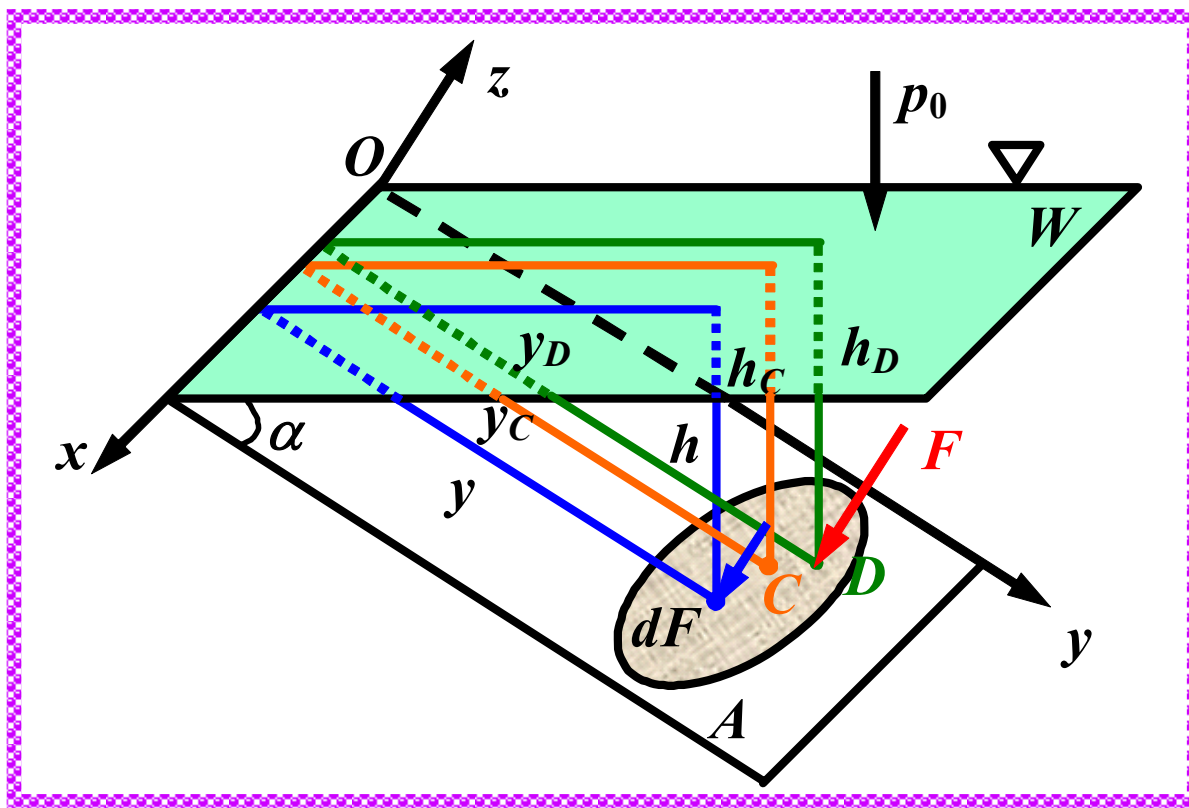
$$h_C = y_C \sin \alpha \text{ 形心淹深}$$

$$F = \rho g h_C A$$

👉 平板静压力等于形心处压强与平板面积的乘积，与平板形状无关，静压力方向与平板垂直



# 压力中心 $(x_D, y_D)$ 1



平行力系对  $x$  轴的力矩之和等于合力对  $x$  轴的力矩



$$\int y dF = y_D F$$



# 压力中心 $(x_D, y_D)$ 2

压力中心  $y_D$



$$y_D = y_C + \frac{I_{XC} \rho g \sin \alpha}{(p_0 + \rho g \sin \alpha y_C) A}$$

表压压力中心  $y_D$

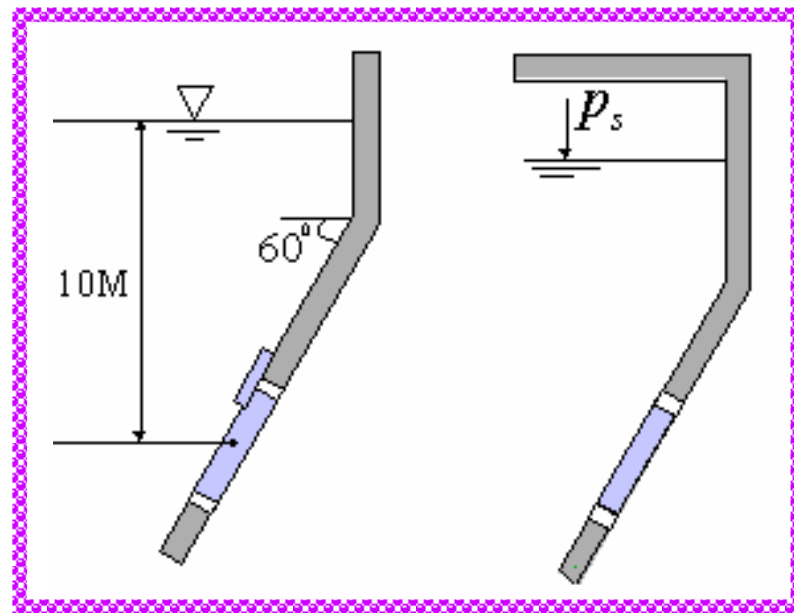
平板两侧作用均布的大气压强  
大气压强产生的力矩相互抵消



$$y_D = y_C + \frac{I_{XC}}{y_C A}$$

压力中心总是  
位于形心之下

$$y_D > y_C$$
$$h_D > h_C$$





# 压力中心 $(x_D, y_D)$ 3

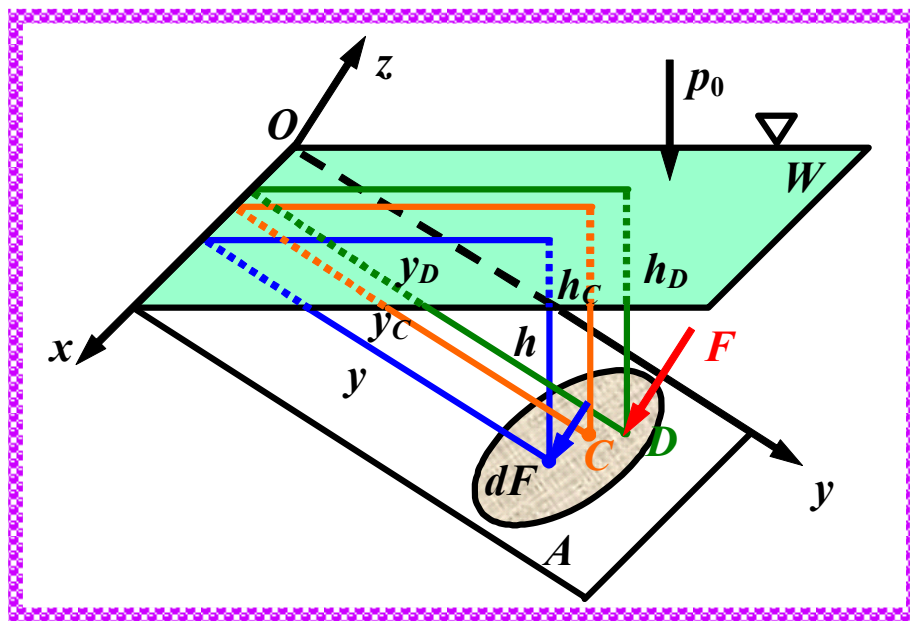
表压压力中心  $x_D$

$$\int x dF = x_D F$$

$$x_D = x_C + \frac{I_{xyc}}{y_C A}$$

④ 面积相对于通过形心的某一轴对称时

$$x_D = x_C$$



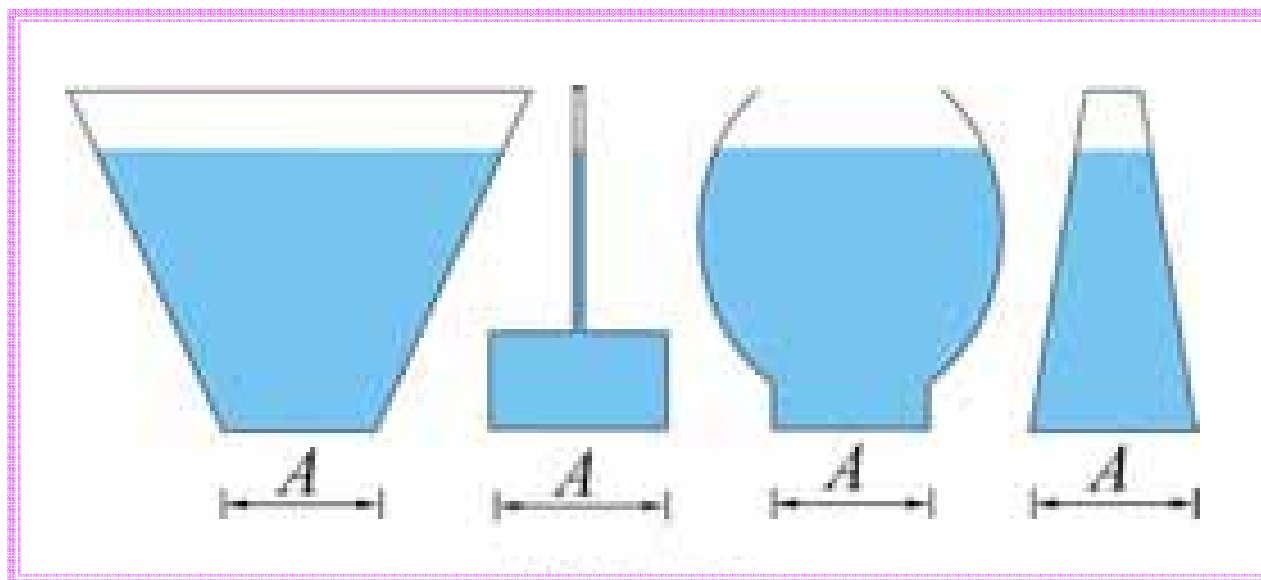




# 平板静压力思考题

四种敞口盛水容器的底面积相同，水位高相同。容器中水的重量比为（自左向右）9:1:10:2，则水作用于各容器底部的静压力为

- A、 9:1:10:2
- B、 相同
- C、 与形状有关

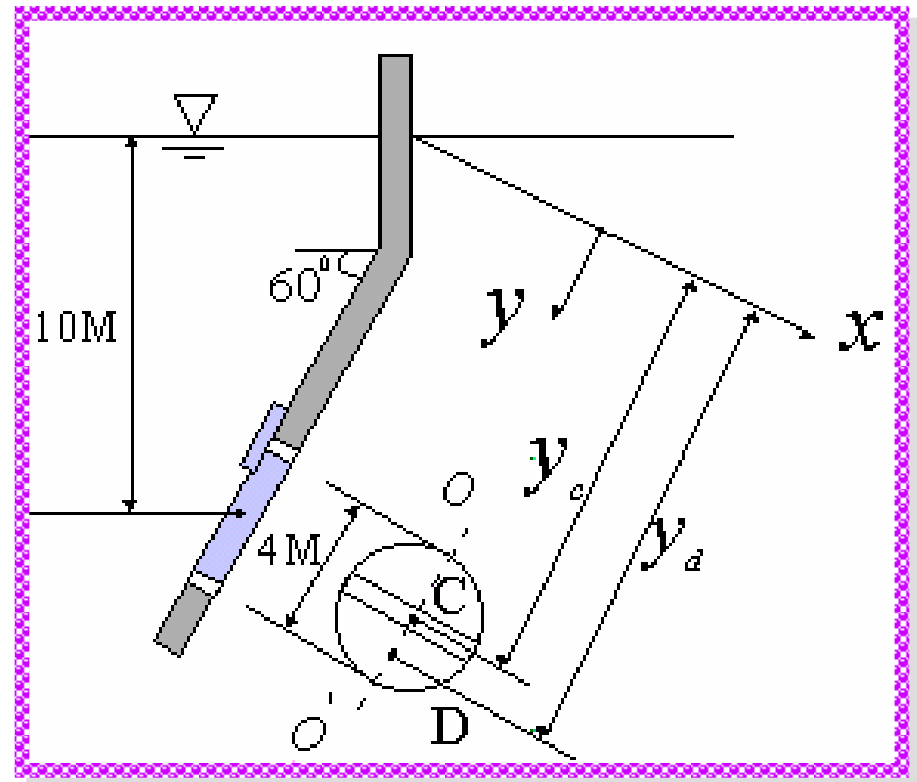




# 平面上的流体静压力例题1 - 1

例：水箱倾斜壁面上有一直径为4m的圆型闸门  
该闸门可以围绕通过圆心的水平轴旋转，  
轴位于水面以下10m处。

求：1) 闸门所受总压力  
2) 为使闸门不旋转需施加的力矩大小  
设水密度  $\rho = 1000 \text{ kg / m}^3$ ，  
壁面倾斜角为  $60^\circ$



# 平面上的流体静压力例题1 - 2

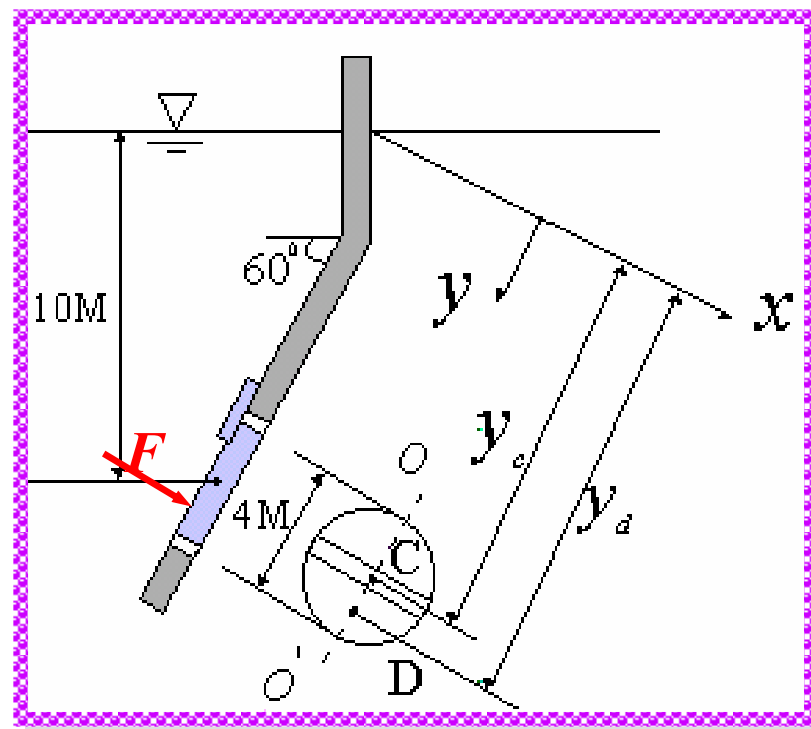
解：1) 闸门所受总压力

$$F = \rho g h_c A$$
$$= 10^3 \times 9.8 \times 10 \times \frac{1}{4} \times \pi \times 4^2 = 1.23 \times 10^6 (\text{N})$$

压力中心位于 $OO'$ 上

$$y_D = y_C + \frac{I_{xC}}{y_C A}$$

由 
$$I_{xC} = \frac{1}{4} \pi R^4$$





# 平面上的流体静压力例题1 - 3

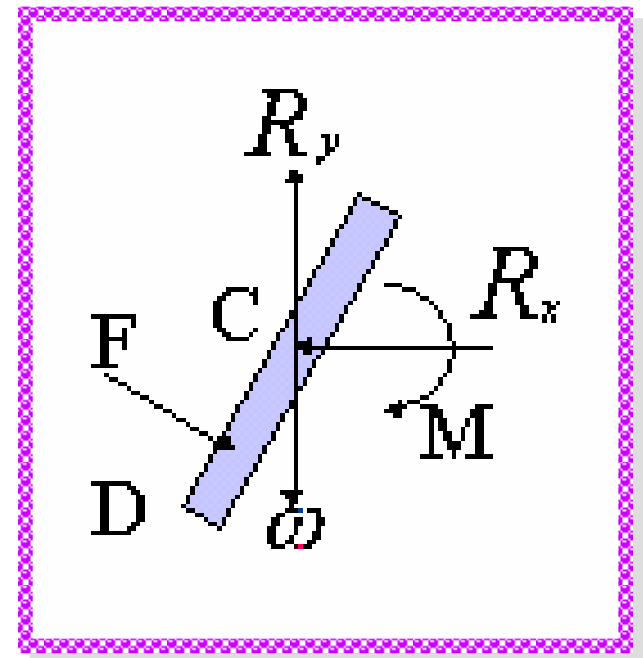
$$y_C = h_C / \sin 60^\circ$$

→ 
$$y_D = \frac{10}{\sin 60^\circ} + \frac{0.25\pi \times 2^4}{10 / \sin 60^\circ \times 0.25\pi \times 2^2}$$

$$= 11.6366(\text{m})$$

## 2) 求力矩

$$M = F(y_D - y_C)$$
$$= 1.07 \times 10^5 (\text{N} \cdot \text{m})$$





# 平面上的流体静压力例题2

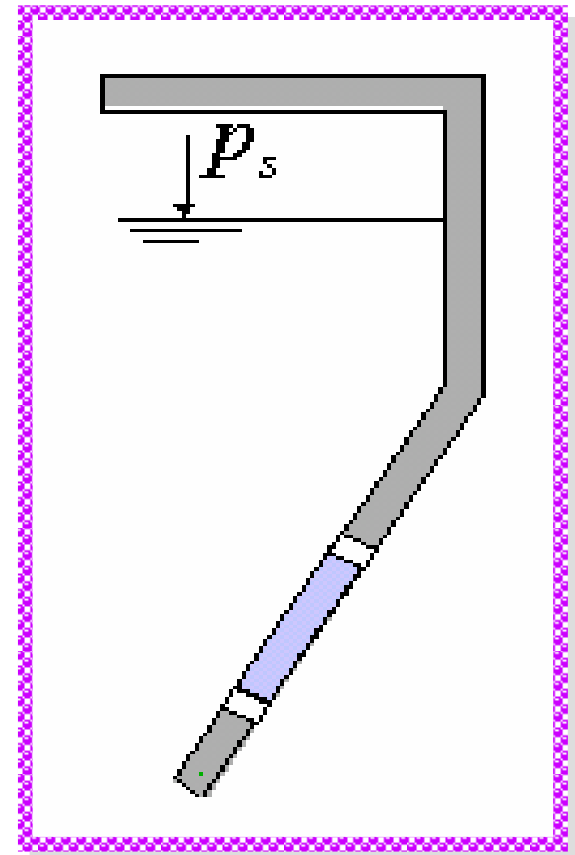
例：如果假设水箱是封闭的，自由液面上压力 $p_s = 50\text{kPa}$ (表压)，其他条件几何尺寸均和上例相同，试重新求解上题。

## (1) 闸门所受总压力

$$F = (p_s + \rho g h_c) A$$

## (2) 压力中心

$$y_D = y_C + \frac{I_{xC} \rho g \sin \alpha}{(p_s + \rho g \sin \alpha y_C) A}$$





# 平面上的流体静压力 - 小结1

- ④  $y$  方向与  $h$  方向的区别，代公式时坐标轴的选取
- ④ 两种公式的适用范围

$$F = (p_0 + \rho g h_c) A$$

$$F = \rho g h_c A$$

$$y_D = y_C + \frac{I_{XC} \rho g \sin \alpha}{(p_0 + \rho g \sin \alpha y_C) A}$$

$$y_D = y_C + \frac{I_{XC}}{y_C A}$$

$$x_D = x_C + \frac{I_{xyc}}{y_C A}$$



# 平面上的流体静压力 - 小结2

- ④ 总压力只与流体密度、形心淹深、受力面积有关
- ④ 由于深度增加，压强增大，所以压力作用点位置总在形心之下（受力面的形心）， $h_D > h_C$
- ④ 惯性矩的求解：注意矩形惯性矩求解时  $x$ 、 $y$  轴的选取
- ④ 平板形状对称时， $x_D = 0$



# 作业

**作业：P.103 ~ 110**

④ 2 - 2

④ 2 - 4

④ 2 - 18 (1)、(3)





# 小结1

## 流体静压强的特性



垂直于作用面，指向流体内部

大小与作用面方位无关，只是作用点位置的函数

## 绝对压强、计示压强、真空压强



基准不同



# 小结2

## 液柱式测压计

- ④ 各种测压计的优缺点
- ④ 指示液的选取

## 几个概念

- ④ 相对静止、等压面、形心、惯性矩、压力中心

## 公式

### ④ 静止流体平衡方程 - 欧拉平衡方程



$$\vec{f} - \frac{1}{\rho} \nabla p = 0$$

$$f_x = 0, f_y = 0$$
$$f_z = -g$$

只有重力作用

### ④ 不可压缩静止流体内压强分布



$$p_1 = p_2 + \rho gh$$

注意 U 型管的计算

# 小结4

## ④ 作用在平板上的流体静压力



$$F = (p_0 + \rho g h_c) A$$



$$h_c = y_c \sin \alpha$$

形心淹深

## ④ 压力中心

$$y_D = y_C + \frac{I_{XC} \rho g \sin \alpha}{(p_0 + \rho g \sin \alpha y_C) A}$$

$$y_D = y_C + \frac{I_{XC}}{y_C A}$$

面积相对于通过形心的某一轴对称时



$$x_D = x_C$$