

空气与气体动力学

张科

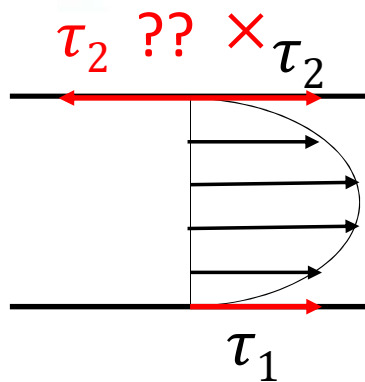
3. P25 习题 1.4 粘度 $\mu = 0.048 \text{ Pa}\cdot\text{s}$ 的流体流过两平行平板的间隙, 间隙宽 $\delta = 4 \text{ mm}$, 流体在间隙内的速度分布为 $u = \frac{cy(\delta-y)}{\delta^2}$, 其中 c 为待定常数, y 为垂直于平板的坐标。设最大速度 $v_{\max} = 4 \text{ m/s}$, 试求最大速度在间隙中的位置及平板壁面上的切应力。

解: 将 $\delta = 4 \text{ mm}$ 代入公式, 得 $u = \frac{cy(4-y)}{16} = -\frac{c}{16}(y-2)^2 + \frac{c}{4}$ 故当 $y=2$ 时 u_{\max} 。
且 $\frac{c}{4} = 4 \text{ m/s}$ 故 $y=2 \text{ mm}$, $c=16 \text{ m/s}$, $u = (-y^2 + 0.004y) \times 10^6 \text{ m/s}$

切应力 $\tau_1 = \mu \frac{du}{dy} \Big|_{y=0} = 192 \text{ Pa}$

$\tau_2 = \mu \frac{du}{dy} \Big|_{y=0.004} = -192 \text{ Pa}$

答: 最大速度在两板正中间处。
平板壁面上切应力为 192 Pa 。



Q1: 体积弹性模量和热膨胀系数不变吗?

1.19 20°C 的海水在 $1.013 \times 10^7 \text{ Pa}$ 时密度为 $1.02478 \times 10^3 \text{ kg/m}^3$. 在同样的温度和压强下的热膨胀系数和体积弹性模量 $\beta = 2.57 \times 10^{-4} \text{ K}^{-1}$ 和 $E_v = 2.147 \times 10^9 \text{ Pa}$, 求在 10°C 和 $1.013 \times 10^7 \text{ Pa}$ 时的海密度

解: $\frac{\delta \rho}{\rho} = \frac{1}{E_v} \delta p - \beta \delta T$

$\Rightarrow \int_{p_1}^{p_2} \frac{d\rho}{\rho} = \int_{p_1}^{p_2} \frac{1}{E_v} dp - \beta \int_{T_1}^{T_2} dT = \int_{p_1}^{p_2} \frac{1}{E_v} dp - \beta \int_{T_1}^{T_2} dT$

$\int_{p_1}^{p_2} \frac{dp}{\rho} = \int_{p_1}^{p_2} \frac{1}{E_v} dp - \int_{T_1}^{T_2} \beta$

$\ln \rho_2 - \ln \rho_1 = \frac{p_2 - p_1}{E_v} - \beta(T_2 - T_1)$

$\rho_2 = \exp \left[\frac{p_2 - p_1}{E_v} - \beta(T_2 - T_1) \right] + \ln \rho_1$

$= 1.03222 \times 10^3 \text{ kg/m}^3$

2.8 有一微压计,其结构如图。倾斜斜管与水平夹角为 30° ,斜管的开口端与大气相通。微压计容器内的指示液是酒精,其密度 $\rho=843\text{kg/m}^3$ 。试求 $l=30\text{cm}$ 时容器内压强 P_0 。

解: $P_A - P_0 = \rho g (z_A - z_B)$

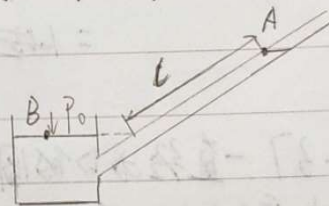
$= \rho g l \sin 30^\circ$

$= 843 \times 9.8 \times 0.3 \times \frac{1}{2} \text{ Pa}$

$P_0 = P_A + \rho g l \sin 30^\circ$

$= 101330 \text{ Pa} + 843 \times 9.8 \times 0.3 \times \frac{1}{2} \text{ Pa}$

$= 102.56 \text{ kPa}$



解: $P_0 = P_A + \rho g l \sin 30^\circ$
 $= 1239.21 \text{ Pa}$

解: 设容器内压强为 P_0

对于BC: $P_C - P_B = -\rho_{\text{水}} g (z_C - z_B)$

$= -\rho_{\text{水}} g h$

$\Rightarrow P_B = P_C + \rho_{\text{水}} g h$

对于AB:

$P_A - P_B = -\rho_{\text{水}} g (z_A - z_B)$

$= -\rho_{\text{水}} g h_1$

$\Rightarrow P_A = P_B - \rho_{\text{水}} g h_1$

$= P_C + \rho_{\text{水}} g h - \rho_{\text{水}} g h_1$

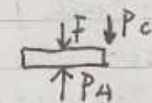
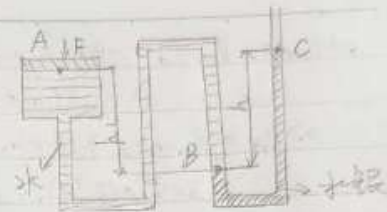
对于活塞 $P_A \cdot A = F + P_C \cdot A$

$\Rightarrow F = A (P_A - P_C)$

$= A \cdot (\rho_{\text{水}} g h - \rho_{\text{水}} g h_1)$

$= 0.07 \times (13600 \times 9.8 \times 0.1 - 1000 \times 9.8 \times 0.06)$

$= 891.8 \text{ N}$



2.5非惯性系中均质流体的相对平衡（刚体运动）

例题 1. 方形容器内为水，容器高10cm，宽6cm，水原高7cm。先容器以 $7m^2/s$ 向x正向加速。问：

$$-\vec{\nabla}p + \rho\vec{g} = \rho\vec{a}$$

(1) 水是否会溢出？ (2) 求点A压强 p_A 。

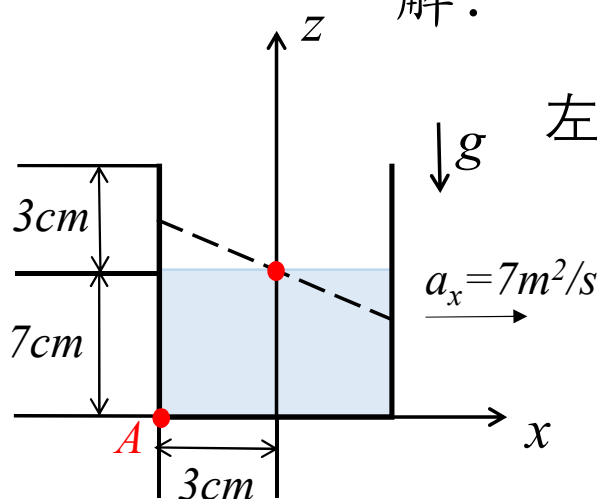
$a_x = ??$ 刚好溢出？

解：

$$z = h_0 - \frac{a_x}{g}x \quad \text{液面曲线方程！}$$

不溢出！

$$\text{左壁 } x = -3cm \text{ 处： } z_{\max} = 7cm - \frac{a_x}{g}(-3cm) = 9.14cm < 10cm$$



$$p - p_{atm} = -\rho a_x x - \rho g(z - h_0) \quad \text{任意点压强！}$$

$$A \text{ 点： } x = -3cm, z = 0$$

$$p - p_{atm} = -\rho a_x x - \rho g(z - h_0)$$

$$p - p_{atm} = -\rho a_x(-3cm) - \rho g(0 - 7cm)$$

$$p - p_{atm} = 910(Pa)$$

回顾：

1. 曲面受力、应用： F_x , F_y , F_z , 压力体；

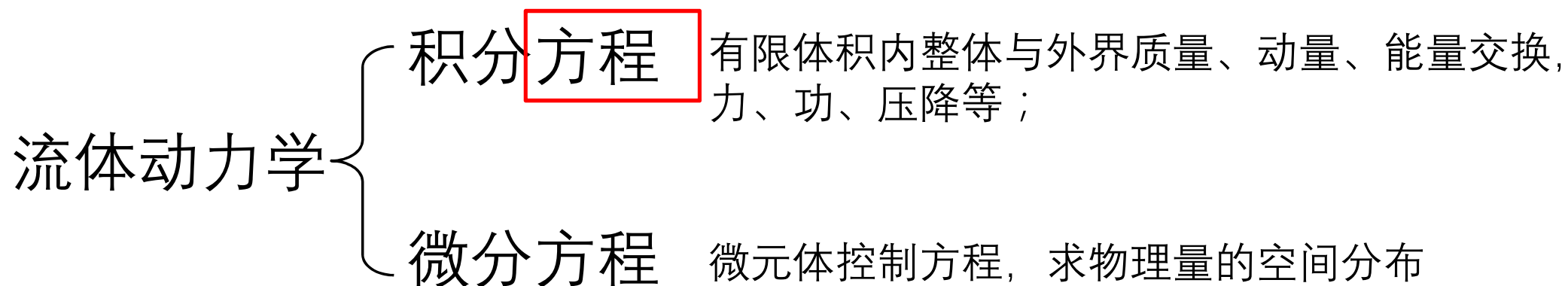
2. 描述流体运动的两种方法：拉格朗日、欧拉；

3. 物质导数（随体导数） $\frac{DF}{Dt} = \frac{\partial F}{\partial x} \cdot u + \frac{\partial F}{\partial y} \cdot v + \frac{\partial F}{\partial z} \cdot w + \frac{\partial F}{\partial t} = (\vec{V} \cdot \vec{\nabla})F + \frac{\partial F}{\partial t}$

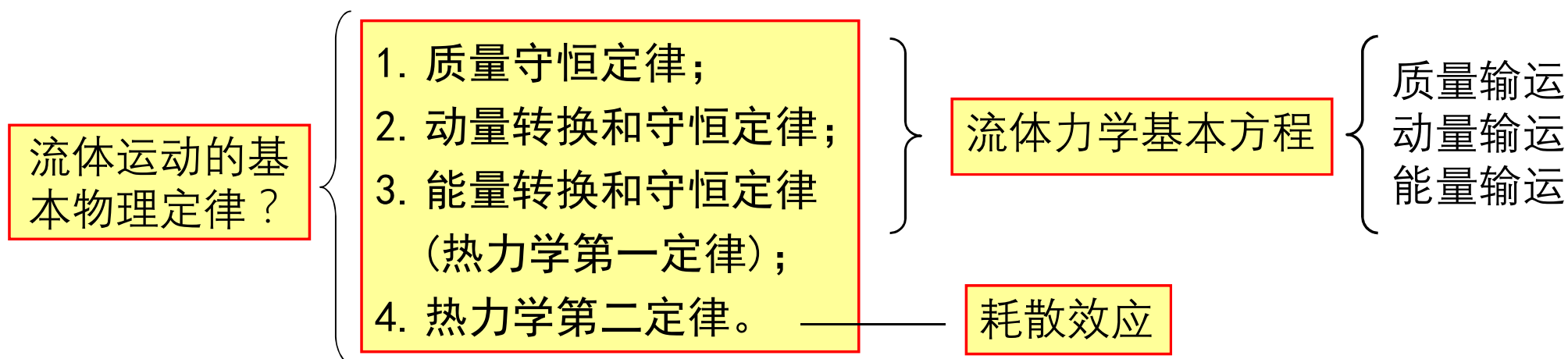
4. 迹线、流线、脉线、时间线、流管

应用??

四. 流体力学积分方程 (6.1-6.5)



四. 流体动力学积分方程 (6.1-6.5)



方程对象??

4.1 系统和控制体 :

$$\frac{DF}{Dt} = \frac{\partial F}{\partial x} \cdot u + \frac{\partial F}{\partial y} \cdot v + \frac{\partial F}{\partial z} \cdot w + \frac{\partial F}{\partial t} \quad \frac{df}{dt}$$

系统 (system)

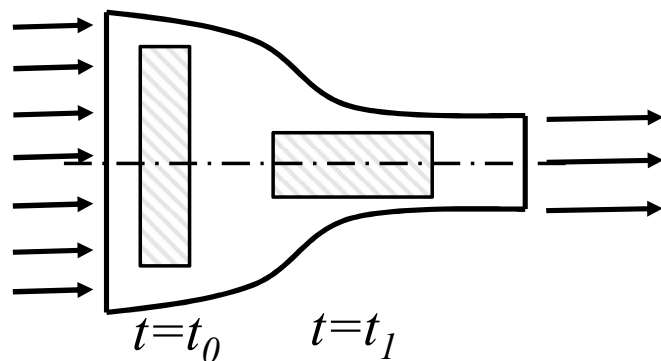
确定流体质点集合

拉格朗日描述

形状大小可变

与外界无质量交换

与外界有动量、能量交换



控制体 (control volume, C.V.)

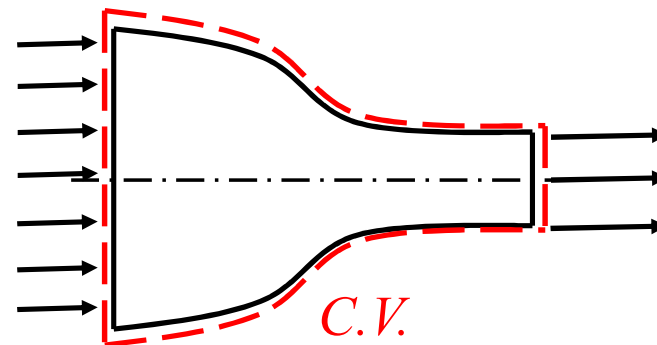
特定空间区域

欧拉描述

形状大小不变

与外界有质量交换

与外界有动量、能量交换



C.V.内守恒定律如何表述?

4.2 雷诺输运定理：

$$\frac{df}{dt}$$

系统内物理量的变化如何用控制体来描述？

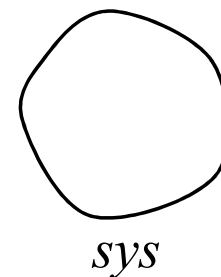
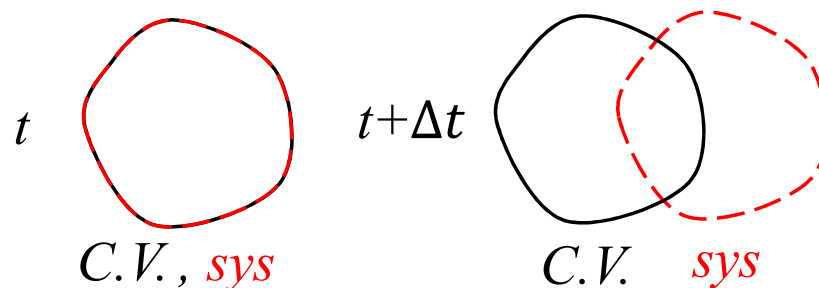
N ——物理量： M, \vec{P}, E （质量，动量，能量）

η ——单位质量的物理量： $1, \vec{V}, e$

$$\text{对系统：} N_{sys} = \int_M \eta dm = \int_V \eta \rho dV$$

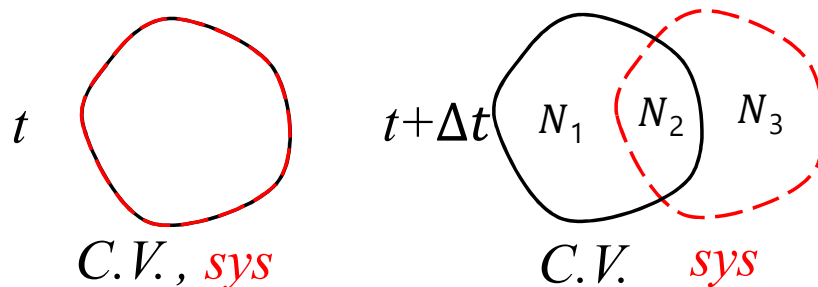
$$\text{系统物理量的变化率：} \frac{dN}{dt}_{sys} = \frac{d}{dt} \int_V \eta \rho dV$$

用控制体来描述：



4.2 雷诺输运定理：

$$\frac{dN}{dt}_{sys} = \frac{d}{dt} \int_V \eta \rho dV$$

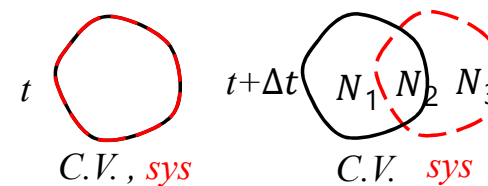


$$N_{sys}(t) = N_{CV}(t)$$

$$N_{sys}(t + \Delta t) = N_{CV}(t + \Delta t) - N_1 + N_3$$

$$\begin{aligned} \frac{dN}{dt}_{sys} &= \lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{N_{sys}(t + \Delta t) - N_{sys}(t)}{\Delta t} \\ &= \lim_{\Delta t \rightarrow 0} \left[\frac{N_{CV}(t + \Delta t) - N_{CV}(t)}{\Delta t} + \frac{N_3 - N_1}{\Delta t} \right] \\ &= \lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{N_{CV}(t + \Delta t) - N_{CV}(t)}{\Delta t} + \lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{N_3 - N_1}{\Delta t} \end{aligned}$$

4.2 雷诺输运定理：



$$\frac{dN}{dt}_{sys} = \underbrace{\lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{N_{CV}(t + \Delta t) - N_{CV}(t)}{\Delta t}}_{\text{I. 控制体内 } N_{CV} \text{ 变化率}} + \underbrace{\lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{N_3 - N_1}{\Delta t}}_{\text{II. 流出 } C.V. \text{ 的静流率}} = \frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \eta \rho dV + \int_{CS} \eta \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS$$

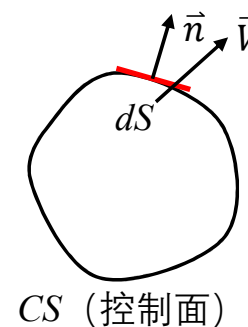
I. 控制体内 N_{CV} 变化率: $\frac{\partial N_{CV}}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \eta \rho dV$

II. 流出 $C.V.$ 的静流率: 微元面: $d\vec{S} = \vec{n} dS$

单位时间体积流量: $dQ = \vec{V} \cdot d\vec{S} = (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS$

单位时间质量流量: $dm = \rho dQ = \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS$

$\vec{V} \cdot \vec{n} > 0$: 流出
 $\vec{V} \cdot \vec{n} < 0$: 流入



N 流出 $C.V.$ 流率: $\int_{CS} \eta dm = \int_{CS} \eta \rho dQ = \int_{CS} \eta \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS$

4.2 雷诺输运定理：

$$\frac{dN}{dt}_{sys} = \frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \eta \rho dV + \int_{CS} \eta \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS$$

系统物理量
的变化率

=

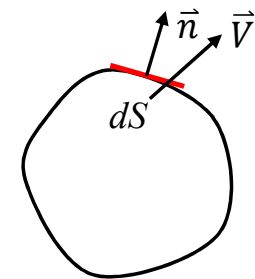
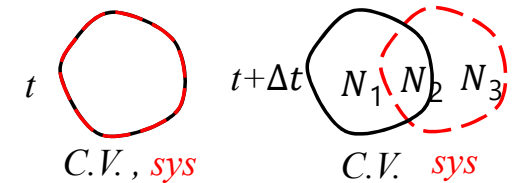
控制体内物理
量的变化率

+

流出控制体表
面的静流率

Note：1. \vec{V} 相对与 $C.S.$

2. $C.V.$ 固定于坐标系



CS (控制面)

$$Q = \int_{CS} \vec{V} \cdot \vec{n} dS$$

$$\dot{M} = \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS$$

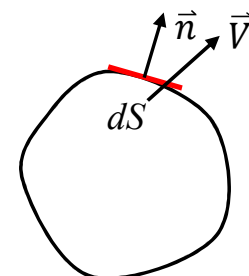
是否理解雷诺输运定理各项物理含义？

- ☐ A 是
$$\frac{dN}{dt}_{sys} = \frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \eta \rho dV + \int_{CS} \eta \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS$$
- ☐ B 否
- ☐ C 还需课后复习

提交

是否掌握体积流率、质量流率面积分公式？

- ☐ A 是
- ☐ B 否
- ☐ C 还需课后复习



CS (控制面)

$$Q = \int_{CS} \vec{V} \cdot \vec{n} dS$$
$$\dot{M} = \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS$$

提交

4.3 基本方程：

1. 质量守恒定律(M): $\frac{dM}{dt}_{sys} = 0$

2. 动量转换和守恒定律(\vec{P}): $\sum \vec{F} = \frac{d\vec{P}}{dt}_{sys}$, $\sum \vec{T} = \frac{d\vec{H}}{dt}_{sys}$ (力矩, 动量矩)

3. 能量转换和守恒定律(E): $\dot{Q} - \dot{W} = \frac{dE}{dt}_{sys}$

(热力学第一定律)

4. 热力学第二定律: $\frac{dS}{dt}_{sys} \geq \frac{\dot{Q}}{T}$

如何对控制体应用基本方程？

4.4 连续性方程（质量守恒）：

$$\frac{dM}{dt}_{sys} = 0 \quad \textcircled{1} \quad \left\{ \begin{array}{l} \frac{dN}{dt}_{sys} = \frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \eta \rho dV + \int_{CS} \eta \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS \\ N = M, \eta = 1 \end{array} \right.$$

$$\rightarrow \frac{dM}{dt}_{sys} = \frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \rho dV + \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS \quad \textcircled{2}$$

$$\textcircled{1} + \textcircled{2} \rightarrow \frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \rho dV + \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$$

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \rho dV = - \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS$$

C.V.内质量变化率

流入C.V.的质量流率

要求：

写出连续性方程；
理解各项物理含义；
应用解决问题。

4.4 连续性方程（质量守恒） $\frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \rho dV + \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$

特例：1. 不可压，均质： $\rho = \text{constant}$

$$\rho \frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} dV + \rho \int_{CS} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$$

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} dV + \int_{CS} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$$

$$\int_{CV} dV = V \quad \Rightarrow \quad \frac{\partial V}{\partial t} + \int_{CS} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$$

$$V = C \quad \frac{\partial V}{\partial t} = 0 \quad \Rightarrow \quad \int_{CS} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0 \quad \text{流出C.S.的净体积流率为零。}$$

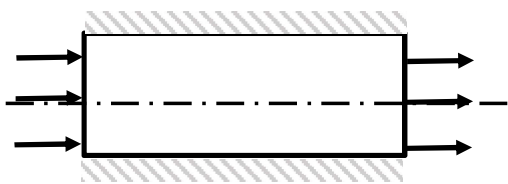
4.4 连续性方程（质量守恒） $\frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \rho dV + \int_{CS} \rho(\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$

特例： 2. 定常流动： $\frac{\partial}{\partial t} = 0$

$$\rightarrow \int_{CS} \rho(\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$$

$$\dot{m} = \int_{CS} \rho(\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0 \quad \text{流出C.S.的净质量流率为零。}$$

均匀流，1D, $\vec{V} \perp \vec{n}$



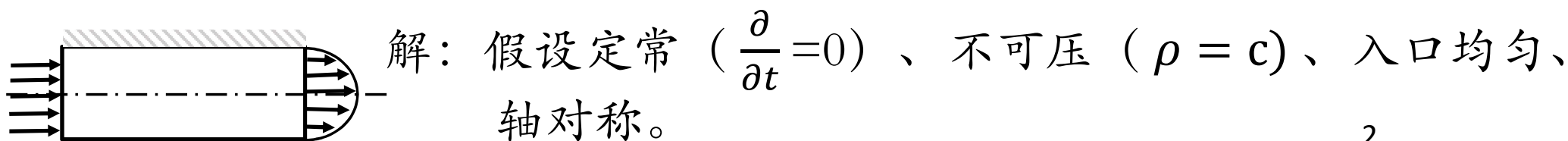
$$\dot{m} = \int_{CS} \rho(\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = \pm \rho |V| |A| = 0 \quad \begin{array}{l} +: \vec{V} \cdot \vec{n} > 0, \text{ 流出} \\ -: \vec{V} \cdot \vec{n} < 0, \text{ 流入} \end{array}$$

$$\sum \dot{m}_{out} = \sum \dot{m}_{in}$$

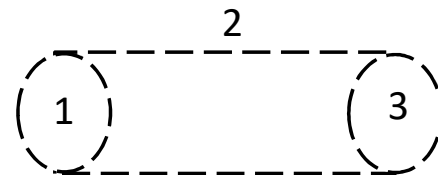
$$\rho |V| |A|_{out} = \rho |V| |A|_{in}$$

4.4 连续性方程 (质量守恒) $\frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \rho dV + \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$

例 题 1. 已知 $R=30\text{cm}$, $U_{max}=10\text{cm/s}$, 水流。求: 入口速度 U ?



U $u = U_{max}(1 - \frac{r^2}{R^2})$ ① 选 $C.V.$ 如图所示, $C.S.$ 如图。



② 连续性方程 + 定常、不可压:

$$\rightarrow \int_{CS} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$$

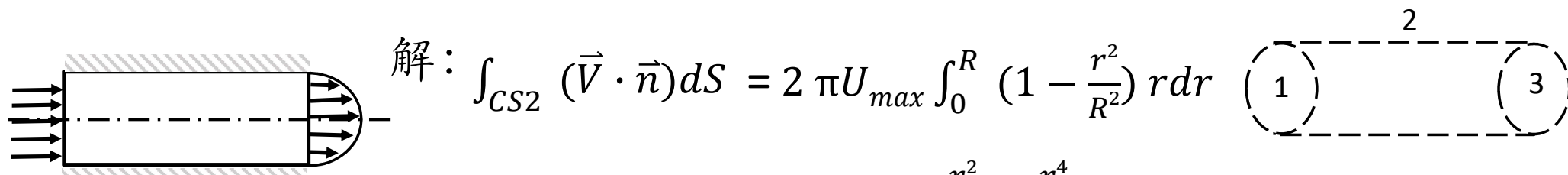
$$\int_{CS1} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS + \int_{CS2} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS + \int_{CS3} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0 \quad (1)$$

$$\int_{CS1} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = - \int_{CS2} u dS = - U \pi R^2 \quad (2)$$

$$\int_{CS2} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = \int_{CS2} u dS = \int_0^R U_{max} (1 - \frac{r^2}{R^2}) 2 \pi r dr = 2 \pi U_{max} \int_0^R (1 - \frac{r^2}{R^2}) r dr$$

4.4 连续性方程 (质量守恒) $\frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \rho dV + \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$

例 题 1. 已知 $R=30\text{cm}$, $U_{max}=10\text{cm/s}$, 水流。求: 入口速度 U ?

解: $\int_{CS2} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 2 \pi U_{max} \int_0^R (1 - \frac{r^2}{R^2}) r dr$ 

$$= 2 \pi U_{max} (\frac{r^2}{2} - \frac{r^4}{4R^2}) \Big|_0^R$$

$$= \frac{\pi}{2} U_{max} R^2 \quad \text{③}$$

$$\text{①} + \text{②} + \text{③} \rightarrow -U\pi R^2 + \frac{\pi}{2} U_{max} R^2 = 0$$

$$\int_{CS1} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS + \int_{CS3} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0 \quad U = \frac{U_{max}}{2} = 5 \text{ cm/s}$$

$$\int_{CS} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = -U\pi R^2$$

4.4 连续性方程（质量守恒） $\frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \rho dV + \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$

例 题 2. 已知均质，速度场： $u = \frac{V_0 x}{L}, v = 0, w = -\frac{V_0 z}{L}$ ，宽 b 。求：

1. 通过面①②③的体积流率 Q ;

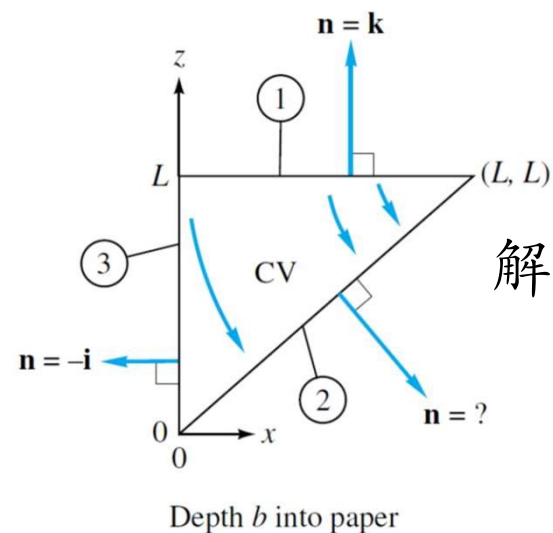
2. 是否满足质量守恒?

解：1. $Q = \int_{CS} \vec{V} \cdot \vec{n} dS$ 其中， $\vec{V} = \frac{V_0 x}{L} \vec{i} - \frac{V_0 z}{L} \vec{k}$

面①: $z = L, \vec{V} = \frac{V_0 x}{L} \vec{i} - V_0 \vec{k}, \vec{n} = \vec{k}, dS = bdx$

$$Q_1 = \int_{S_1} \vec{V} \cdot \vec{n} dS \quad \vec{V} \cdot \vec{n} = -V_0$$

$$= \int_0^L -V_0 (b dx) = -V_0 b L$$



4.4 连续性方程（质量守恒） $\frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \rho dV + \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$

例 题 2. 已知均质，速度场： $u = \frac{V_0 x}{L}, v = 0, w = -\frac{V_0 z}{L}$ ，宽 b 。求：

1. 通过面①②③的体积流率 Q ；

2. 是否满足质量守恒？

解： 1. 面③： $x = 0$, $\vec{V} = -\frac{V_0 z}{L} \vec{k}$, $\vec{n} = -\vec{i}$, $\vec{V} \cdot \vec{n} = 0$

$$Q_3 = \int_{S_3} \vec{V} \cdot \vec{n} dS = 0$$

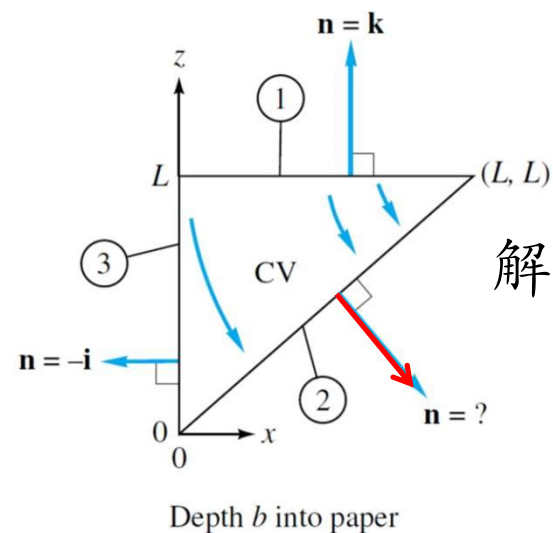
面②： $x = z$, $\vec{V} = \frac{V_0 x}{L} (\vec{i} - \vec{k})$, $\vec{n} = \frac{\sqrt{2}}{2} (\vec{i} - \vec{k})$, $dS = \sqrt{2} b dx$

$$Q_2 = \int_{S_2} \vec{V} \cdot \vec{n} dS = \int_{S_2} \frac{V_0 x}{L} (\vec{i} - \vec{k}) \cdot \frac{\sqrt{2}}{2} (\vec{i} - \vec{k}) \sqrt{2} b dx$$

$$Q_1 = -V_0 b L$$

$$2. \quad Q_1 + Q_2 + Q_3 = 0 \quad = \int_0^L \frac{V_0 b}{L} (\vec{i} - \vec{k})^2 x dx = \frac{2V_0}{L} b \frac{x^2}{2} \Big|_0^L = V_0 b L$$

均质，质量守恒！



是否掌握体积流率、质量流率面积分的应用？

A

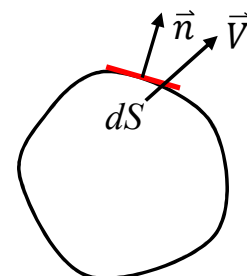
是

B

否

C

还需课后复习



CS (控制面)

$$Q = \int_{CS} \vec{V} \cdot \vec{n} dS$$

$$\dot{M} = \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS$$

提交

作业：

复习笔记！

P241 . 6.3, 6.6, 6.7

学习课本例题：例6.1~6.3

多多练习！

回顾：

1.系统、控制体；

2.雷诺输运定理：
$$\frac{dM}{dt}_{sys} = \frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \rho dV + \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS$$

3.连续性方程（质量守恒）：
$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{CV} \rho dV + \int_{CS} \rho (\vec{V} \cdot \vec{n}) dS = 0$$

5.应用。