



# 北航宇航学院

## 空气动力学(32学时)

主讲：覃粒子

陈 兵

[qlz@buaa.edu.cn](mailto:qlz@buaa.edu.cn)

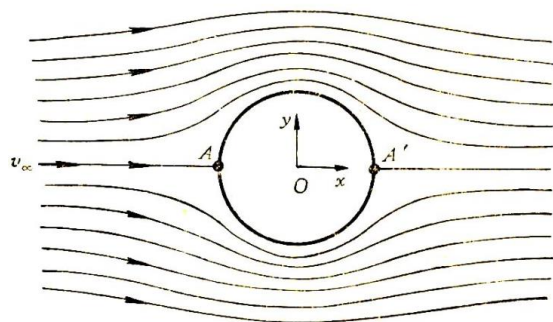
沙河主楼D510, 13911744896

[Markchien@buaa.edu.cn](mailto:Markchien@buaa.edu.cn)

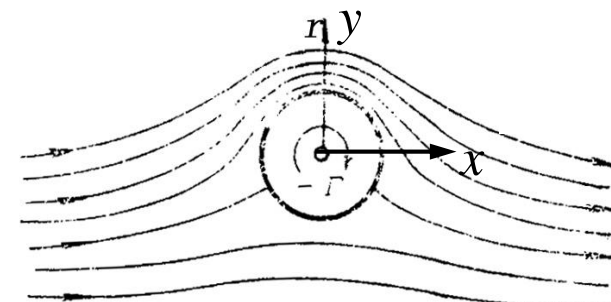
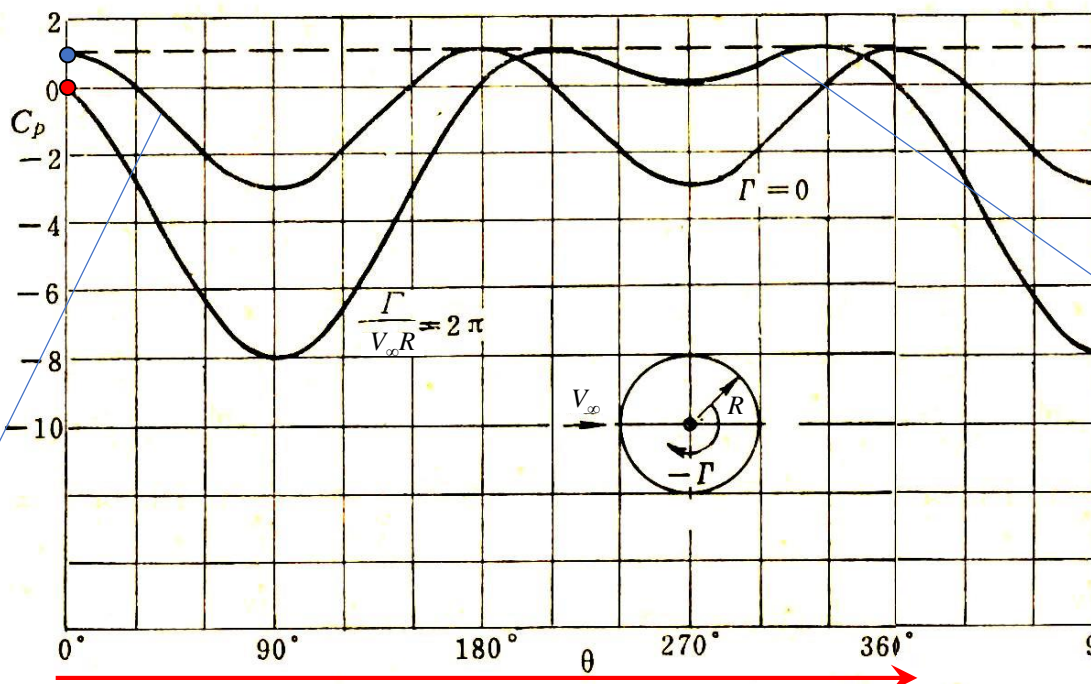
沙河主楼D519, 13683012881

2024年 春季学期

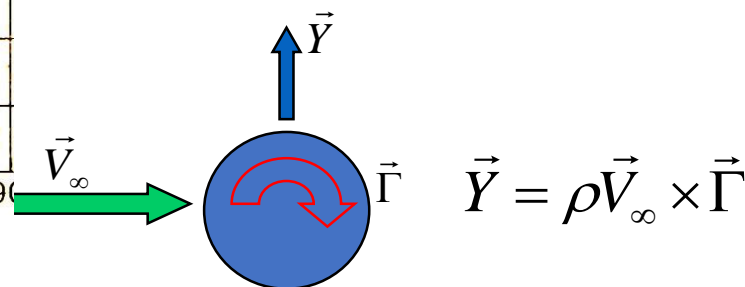
## 圆柱绕流



$$C_p = \frac{p_s - p_\infty}{\frac{1}{2} \rho V_\infty^2} = 1 - 4 \sin^2 \theta$$



$$C_p = 1 - \left( 2 \sin \theta + \frac{\Gamma}{2\pi R V_\infty} \right)^2$$



## 达朗培尔疑题

达朗培尔 (D' Alembert, 18世纪法国著名数学家) 提出, 在理想不可压流中, **任何一个封闭物体的绕流, 其阻力都是零**。这个结论不符合事实。这个矛盾多少耽误了一点流体力学的发展, 那时人们以为**用无粘的位流去处理实际流动是没有什么价值的**。

- 后来才知道，这样撇开粘性来处理问题，是一种很有价值的合乎逻辑的抽象，它能使我们把影响流动的各种因素分开来看清楚。譬如，早期由经验得出来的良好翼型，最大的升阻比不过是几十比一，后来在位流理论指导下，设计出来的翼型的最大升阻比竟达三百比一。这就是无粘抽象的指导意义。
- 事实上，物体的阻力不仅由压力流向不平衡构成，同时还包括流体与固体壁面之间的摩擦力。要彻底的研究阻力问题，解决达朗贝尔疑题等类似问题，必须考虑流体的粘性。这是粘性流体力学需要解决的问题。

## 第七章 粘性流体力学基础 (1/2)

- 粘性流体中的作用力
- 粘性流体运动基本方程
- 雷诺方程与雷诺应力
- 附面层基础知识
- 管道内的流动损失与湍流

# 7.1 粘性流体中的作用力

- 粘性流体中的作用力
- 切应力互等定理
- 广义牛顿定律

# 7.1 粘性流体中的作用力

## 7.1.1 粘性流体中的作用力

### ▣ 六面体微元表面力

第2章时,已经介绍过作用在流体上的力,取三个正交的面元,一点的应力状态由九个分量组成.

作用在正 $x$ 面上的力表示为

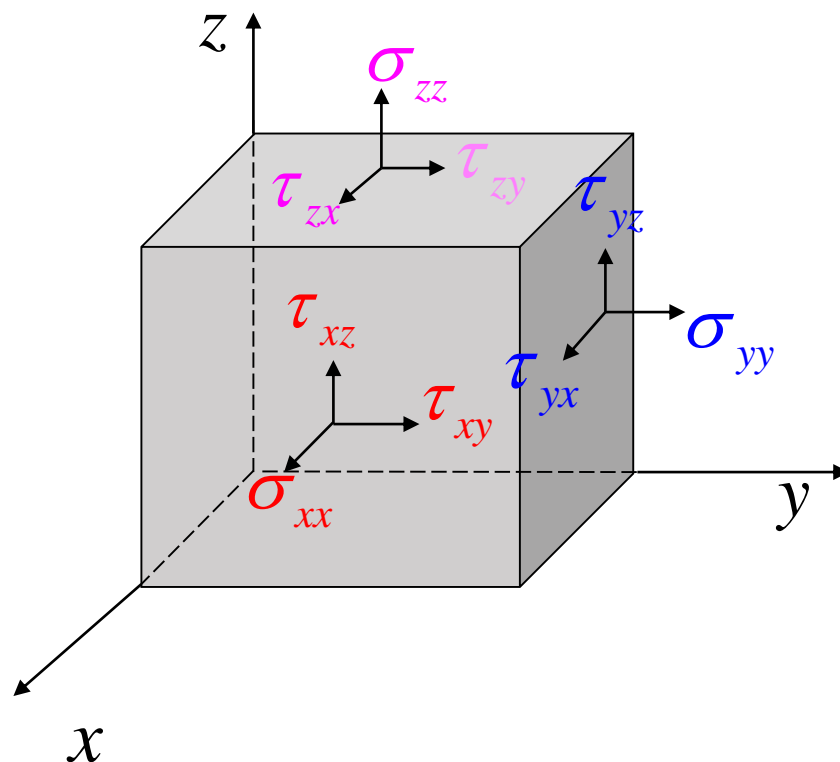
$$\vec{p}_x = (\sigma_{xx}, \tau_{xy}, \tau_{xz})$$

作用在正 $y$ 面上的力表示为

$$\vec{p}_y = (\tau_{yx}, \sigma_{yy}, \tau_{yz})$$

作用在正 $z$ 面上的力表示为

$$\vec{p}_z = (\tau_{zx}, \tau_{zy}, \sigma_{zz})$$



把上述九个分量写成矩阵形式:

$$\tau_{ij} = \begin{bmatrix} \tau_{xx} & \tau_{xy} & \tau_{xz} \\ \tau_{yx} & \tau_{yy} & \tau_{yz} \\ \tau_{zx} & \tau_{zy} & \tau_{zz} \end{bmatrix}$$

$\tau_{ij}$ : 第一个脚标 $i$ 表示作用面的法向,  
第二个脚标 $j$ 表示作用力的方向

在记法上:  $\sigma_x, \sigma_{xx}, \tau_{xx}$   
都是指 $x$ 面上的正压力

# 7.1 粘性流体中的作用力

## 7.1.1 粘性流体中的作用力

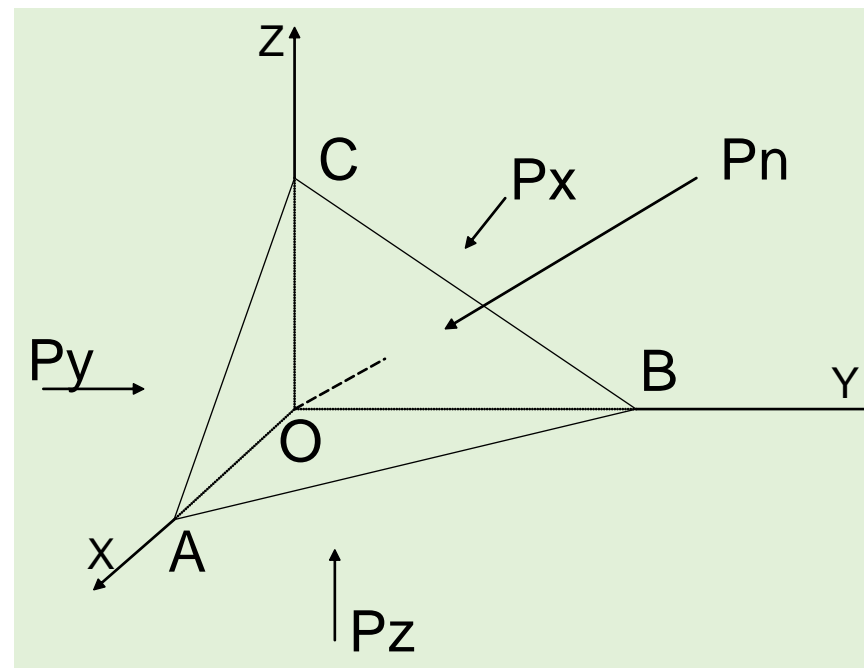
▣ 利用这九个应力分量可以表示任意面上的面力

$$\text{面力 } \vec{p}_n = (p_{nx}, p_{ny}, p_{nz})$$

$$\begin{aligned} \text{面的方向为 } (n_x, n_y, n_z) \\ n_x^2 + n_y^2 + n_z^2 = 1 \end{aligned}$$

$$\begin{cases} p_{nx} = \tau_{xx}n_x + \tau_{yx}n_y + \tau_{zx}n_z \\ p_{ny} = \tau_{xy}n_x + \tau_{yy}n_y + \tau_{zy}n_z \\ p_{nz} = \tau_{xz}n_x + \tau_{yz}n_y + \tau_{zz}n_z \end{cases}$$

$$\tau_{ij} = \begin{bmatrix} \tau_{xx} & \tau_{xy} & \tau_{xz} \\ \tau_{yx} & \tau_{yy} & \tau_{yz} \\ \tau_{zx} & \tau_{zy} & \tau_{zz} \end{bmatrix}$$



# 7.1 粘性流体中的作用力

## 7.1.2 切应力互等定理

在均质流体中, 这九个应力分量不是独立的:

$$\tau_{ij} = \begin{bmatrix} \tau_{xx} & \tau_{xy} & \tau_{xz} \\ \tau_{yx} & \tau_{yy} & \tau_{yz} \\ \tau_{zx} & \tau_{zy} & \tau_{zz} \end{bmatrix}$$

六个剪切应力分量只有三个独立:

$$\tau_{xy} = \tau_{yx}, \tau_{xz} = \tau_{zx}, \tau_{yz} = \tau_{zy}$$

即剪切应力互等定理.



# 7.1 粘性流体中的作用力

## 7.1.3 广义牛顿定律

牛顿内摩擦定律:

$$\tau = \mu \frac{dV}{dy}$$

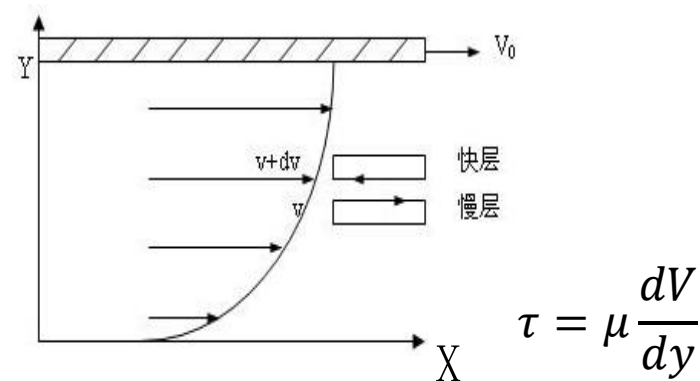
揭示了: 切应力与角变形率成正比的关系.

将这一规律推广到多维中去, 得多维流体切应力计算式

$$\tau_{xy} = \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial x} \right) = 2\mu\gamma_z$$

$$\tau_{xz} = \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial x} \right) = 2\mu\gamma_y$$

$$\tau_{yz} = \mu \left( \frac{\partial V_y}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial y} \right) = 2\mu\gamma_x$$



牛顿实验

### 4.3 流体微团运动分析

#### 运动形式表示小结

##### 线变形率

$$\epsilon_x = \frac{\partial V_x}{\partial x} \quad \epsilon_y = \frac{\partial V_y}{\partial y} \quad \epsilon_z = \frac{\partial V_z}{\partial z}$$

##### 角变形率

$$\gamma_x = \frac{1}{2} \left( \frac{\partial V_y}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial y} \right) \quad \gamma_y = \frac{1}{2} \left( \frac{\partial V_x}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial x} \right) \\ \gamma_z = \frac{1}{2} \left( \frac{\partial V_x}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial x} \right)$$

##### 旋转角速度

$$\omega_x = \frac{1}{2} \left( \frac{\partial V_z}{\partial y} - \frac{\partial V_y}{\partial z} \right) \quad \omega_y = \frac{1}{2} \left( \frac{\partial V_x}{\partial z} - \frac{\partial V_z}{\partial x} \right) \\ \omega_z = \frac{1}{2} \left( \frac{\partial V_y}{\partial x} - \frac{\partial V_x}{\partial y} \right)$$

直角坐标系

# 7.1 粘性流体中的作用力

## 7.1.3 广义牛顿定律

接下来确定三个法向分量

在理想流体中，法向力就是压强 $p$ 。

但由于有粘性作用，粘性流体中 $p$ 与三个法向应力不完全一致。

定义法向应力为：

$$\tau_{xx} = -p + \tau'_{xx}$$

$$\tau_{yy} = -p + \tau'_{yy}$$

$$\tau_{zz} = -p + \tau'_{zz}$$

其方向与面元外法向方向一致。

$\tau'_{xx}, \tau'_{yy}, \tau'_{zz}$ 是粘性作用引起的附加法向应力，表示与流体静压的区别。

类似于切应力与角变形率成线性关系，**广义牛顿定律**认为，附加法向应力应与**线变形**相关。  
假设：

$$\tau'_{xx} = 2\mu\varepsilon_x + \lambda\nabla \cdot \vec{V}$$

$$\tau'_{yy} = 2\mu\varepsilon_y + \lambda\nabla \cdot \vec{V}$$

$$\tau'_{zz} = 2\mu\varepsilon_z + \lambda\nabla \cdot \vec{V}$$

其中： $\lambda$ 为比例系数

$\nabla \cdot \vec{V}$ ：是相对体积膨胀率，

前面介绍过  $\nabla \cdot \vec{V} = \varepsilon_x + \varepsilon_y + \varepsilon_z$

即认为附加的法向应力与三个线变线率都成线性关系。  
有两个比例系数表示不同方向的线变形率对附加应力的贡献不同。

# 7.1 粘性流体中的作用力

## 7.1.3 广义牛顿定律

得法向应力为:

$$\tau_{xx} = -p + 2\mu \frac{\partial V_x}{\partial x} + \lambda \nabla \cdot \vec{V}$$

$$\tau_{yy} = -p + 2\mu \frac{\partial V_y}{\partial y} + \lambda \nabla \cdot \vec{V}$$

$$\tau_{zz} = -p + 2\mu \frac{\partial V_z}{\partial z} + \lambda \nabla \cdot \vec{V}$$

平均法向应力为:

$$\frac{1}{3}(\tau_{xx} + \tau_{yy} + \tau_{zz}) = -p + (\lambda + \frac{2}{3}\mu) \nabla \cdot \vec{V}$$

平均法向应力与静压 $p$ 和体积膨胀率都有关.

$$\begin{aligned} \frac{1}{3}(\tau_{xx} + \tau_{yy} + \tau_{zz}) &= -p + (\lambda + \frac{2}{3}\mu) \nabla \cdot \vec{V} \\ &= -p + \mu' \nabla \cdot \vec{V} \end{aligned}$$

定义第二粘性系数:  $\mu' = \lambda + \frac{2}{3}\mu$

对于不可压流体,  $\nabla \cdot \vec{V} = 0$ , 第二粘性系数不起作用.

# 7.1 粘性流体中的作用力

## 7.1.3 广义牛顿定律

### ▣ 斯托克斯假设

$$\begin{aligned}\frac{1}{3}(\tau_{xx} + \tau_{yy} + \tau_{zz}) &= -p + \left(\lambda + \frac{2}{3}\mu\right)\nabla \cdot \vec{V} \\ &= -p + \mu'\nabla \cdot \vec{V}\end{aligned}$$

对于可压流体, 引入斯托克斯假设:

认为平均法向应力不应既与 $p$ 有关, 又与体积膨胀率 $\nabla \cdot \vec{V}$ 有关

平均法向应力等于流体静压强:

$$\frac{1}{3}(\tau_{xx} + \tau_{yy} + \tau_{zz}) = -p$$

即:  $\mu' = 0$

$$\lambda = -\frac{2}{3}\mu$$

斯托克斯在1880年提出这一假设.

# 7.1 粘性流体中的作用力

## 7.1.3 广义牛顿定律

### ▣ 表面应力最终结果

根据斯托克斯假设, 六个独立应力分量为:

$$\tau_{xx} = -p + 2\mu \frac{\partial V_x}{\partial x} - \frac{2}{3}\mu \nabla \cdot \vec{V}$$

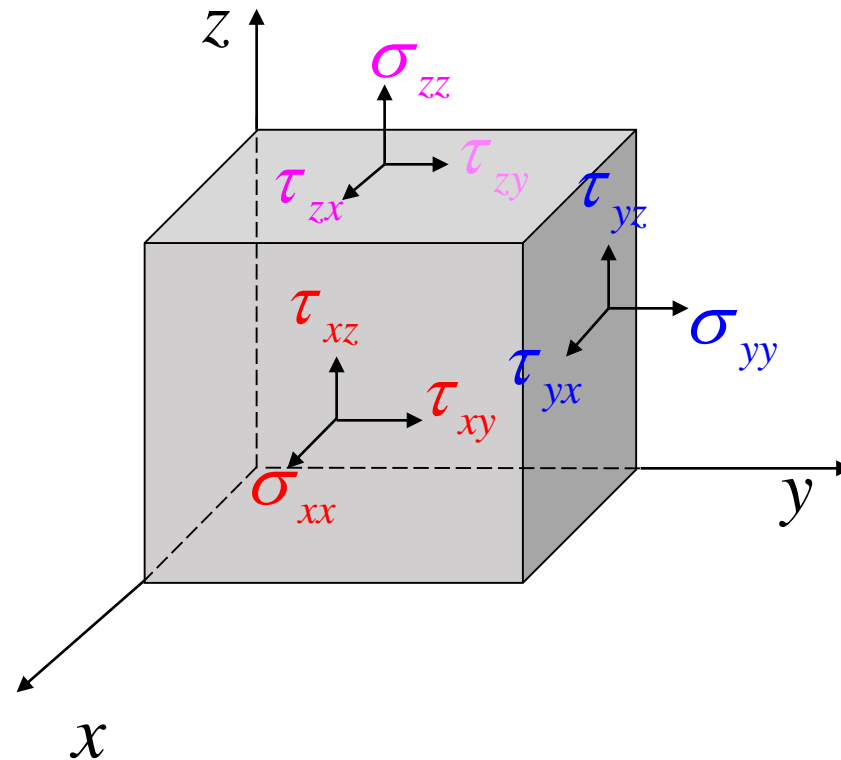
$$\tau_{yy} = -p + 2\mu \frac{\partial V_y}{\partial y} - \frac{2}{3}\mu \nabla \cdot \vec{V}$$

$$\tau_{zz} = -p + 2\mu \frac{\partial V_z}{\partial z} - \frac{2}{3}\mu \nabla \cdot \vec{V}$$

$$\tau_{xy} = \tau_{yx} = \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial x} \right)$$

$$\tau_{xz} = \tau_{zx} = \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial x} \right)$$

$$\tau_{yz} = \tau_{zy} = \mu \left( \frac{\partial V_y}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial y} \right)$$



$$\tau_{ij} = \begin{bmatrix} \tau_{xx} & \tau_{xy} & \tau_{xz} \\ \tau_{yx} & \tau_{yy} & \tau_{yz} \\ \tau_{zx} & \tau_{zy} & \tau_{zz} \end{bmatrix}$$



## 7.2 粘性流体运动基本方程

- 质量方程/连续方程
- 动量方程
- 能量方程
- 定解条件

## 7.2 粘性流体运动基本方程

### 7.2.1 质量方程

▣ 连续方程的推导过程与流体受力无关，因此粘性流体的连续方程与无粘流情形相同

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \vec{V}) = 0$$

$$\text{或: } \frac{D\rho}{Dt} + \rho \nabla \cdot \vec{V} = 0$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \rho \frac{\partial V_x}{\partial x} + \rho \frac{\partial V_y}{\partial y} + \rho \frac{\partial V_z}{\partial z} + V_x \frac{\partial \rho}{\partial x} + V_y \frac{\partial \rho}{\partial y} + V_z \frac{\partial \rho}{\partial z} = 0$$

## 7.2 粘性流体运动基本方程



### 7.2.2 动量方程

#### 理想流体微分形式动量方程【回顾】

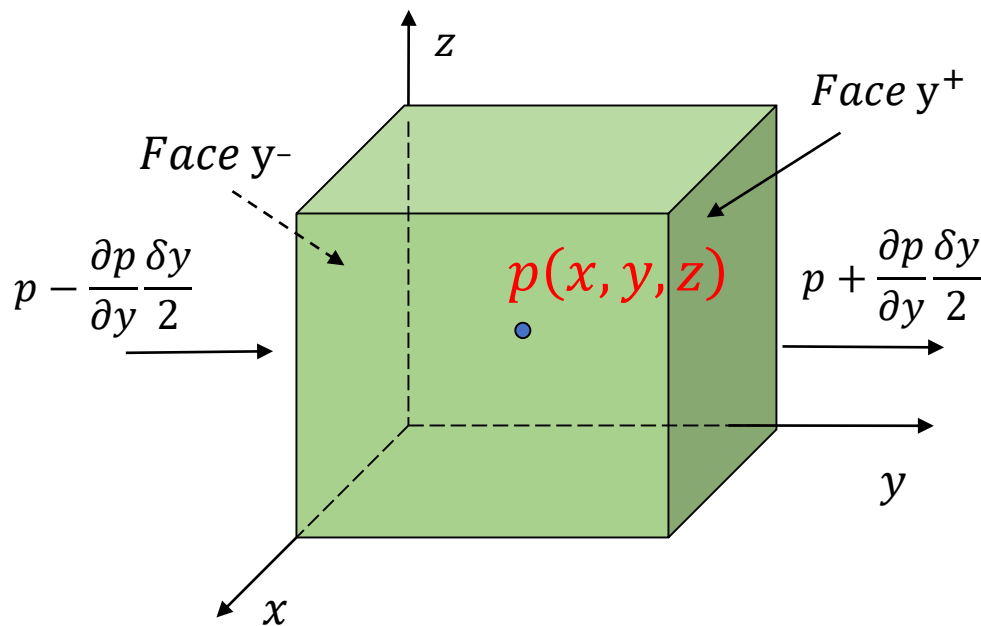
于是得到微分形式的动量方程（**欧拉方程**）：
$$\frac{D\vec{V}}{Dt} = \vec{R} - \frac{1}{\rho} \nabla p$$

写成分量形式：

$$\begin{aligned} a_x &= \frac{DV_x}{Dt} = \frac{\partial V_x}{\partial t} + V_x \frac{\partial V_x}{\partial x} + V_y \frac{\partial V_x}{\partial y} + V_z \frac{\partial V_x}{\partial z} = X - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} \\ a_y &= \frac{DV_y}{Dt} = \frac{\partial V_y}{\partial t} + V_x \frac{\partial V_y}{\partial x} + V_y \frac{\partial V_y}{\partial y} + V_z \frac{\partial V_y}{\partial z} = Y - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} \\ a_z &= \frac{DV_z}{Dt} = \frac{\partial V_z}{\partial t} + V_x \frac{\partial V_z}{\partial x} + V_y \frac{\partial V_z}{\partial y} + V_z \frac{\partial V_z}{\partial z} = Z - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} \end{aligned}$$

柱坐标系下的**欧拉方程**：

$$\begin{aligned} a_r &= \frac{\partial V_r}{\partial t} + V_r \frac{\partial V_r}{\partial r} + V_\theta \frac{\partial V_r}{r \partial \theta} + V_z \frac{\partial V_r}{\partial z} - \frac{V_\theta^2}{r} = R_r - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial r} \\ a_\theta &= \frac{\partial V_\theta}{\partial t} + V_r \frac{\partial V_\theta}{\partial r} + V_\theta \frac{\partial V_\theta}{r \partial \theta} + V_z \frac{\partial V_\theta}{\partial z} + \frac{V_r V_\theta}{r} = R_\theta - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{r \partial \theta} \\ a_z &= \frac{\partial V_z}{\partial t} + V_r \frac{\partial V_z}{\partial r} + V_\theta \frac{\partial V_z}{r \partial \theta} + V_z \frac{\partial V_z}{\partial z} = Z - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} \end{aligned}$$



流体微元体

其中： $-\frac{V_\theta^2}{r}$ ,  $\frac{V_r V_\theta}{r}$  分别与向心加速度和科氏加速度有关



## 7.2 粘性流体运动基本方程



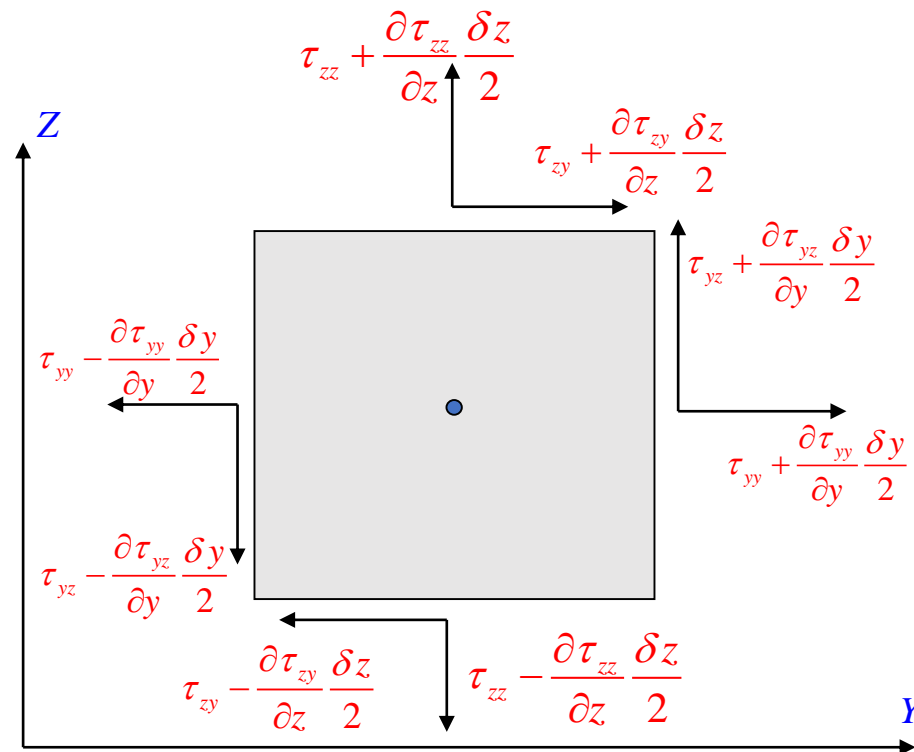
### 7.2.2 动量方程

理想流体微元的受力分析中没有考虑切应力，现加入切应力，并根据牛顿第二定律重新列解方程。

现在y方向上列方程。y方向受力情况如图。

图中未画出在 $x^+$ 和负 $x^-$ ，这两个面上沿Y向切应力分别：

$$\tau_{xy} \pm \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial x} \frac{\delta x}{2}$$



## 7.2 粘性流体运动基本方程



### 7.2.2 动量方程

各面面力对微元体的y-向合力为

x<sup>+</sup>和x<sup>-</sup>面:

$$\left(\tau_{xy} + \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial x} \frac{\delta x}{2}\right) \delta y \delta z - \left(\tau_{xy} - \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial x} \frac{\delta x}{2}\right) \delta y \delta z = \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial x} \delta x \delta y \delta z$$

y<sup>+</sup>和y<sup>-</sup>面:

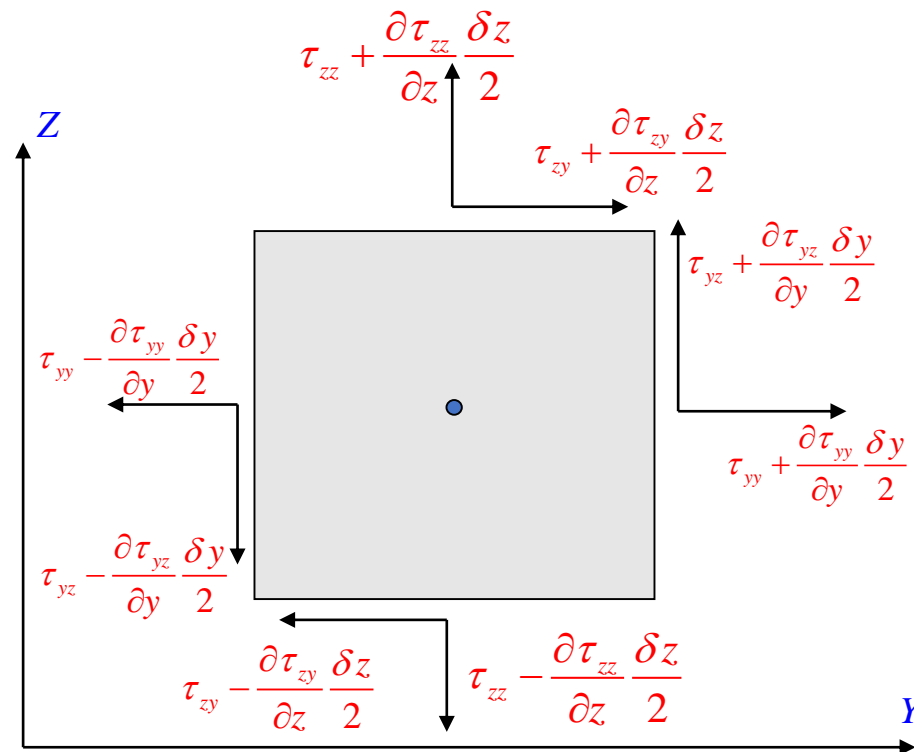
$$\left(\tau_{yy} + \frac{\partial \tau_{yy}}{\partial y} \frac{\delta y}{2}\right) \delta x \delta z - \left(\tau_{yy} - \frac{\partial \tau_{yy}}{\partial y} \frac{\delta y}{2}\right) \delta x \delta z = \frac{\partial \tau_{yy}}{\partial y} \delta x \delta y \delta z$$

z<sup>+</sup>和z<sup>-</sup>面:

$$\left(\tau_{zy} + \frac{\partial \tau_{zy}}{\partial z} \frac{\delta z}{2}\right) \delta x \delta y - \left(\tau_{zy} - \frac{\partial \tau_{zy}}{\partial z} \frac{\delta z}{2}\right) \delta x \delta y = \frac{\partial \tau_{zy}}{\partial z} \delta x \delta y \delta z$$

6个面力在y-方向总的合力:

$$\left(\frac{\partial \tau_{xy}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yy}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zy}}{\partial z}\right) \delta x \delta y \delta z$$



## 7.2 粘性流体运动基本方程

### 7.2.2 动量方程

y方向的牛顿定律为：

$$\rho \delta x \delta y \delta z \frac{DV_y}{Dt} = \rho Y \delta x \delta y \delta z + \left( \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yy}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zy}}{\partial z} \right) \delta x \delta y \delta z$$

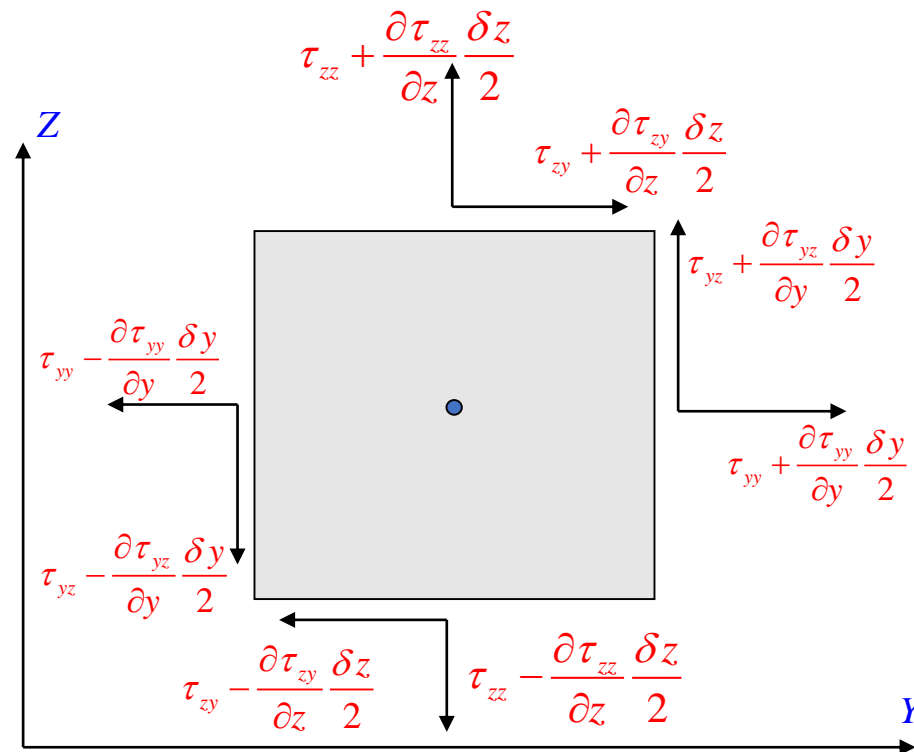
化简方程：

$$\rho \frac{DV_y}{Dt} = \rho Y + \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yy}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zy}}{\partial z}$$

其它两个方向的方程可类似得到：

$$\rho \frac{DV_x}{Dt} = \rho X + \frac{\partial \tau_{xx}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z}$$

$$\rho \frac{DV_z}{Dt} = \rho Z + \frac{\partial \tau_{xz}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yz}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zz}}{\partial z}$$



其中应力分量可以通过**广义牛顿定律**用速度的偏导数表示出来。

## 7.2 粘性流体运动基本方程



### 7.2.2 动量方程

表面应力为

$$\tau_{xx} = -p + 2\mu \frac{\partial V_x}{\partial x} - \frac{2}{3}\mu \nabla \cdot \vec{V}$$

$$\tau_{yy} = -p + 2\mu \frac{\partial V_y}{\partial y} - \frac{2}{3}\mu \nabla \cdot \vec{V}$$

$$\tau_{zz} = -p + 2\mu \frac{\partial V_z}{\partial z} - \frac{2}{3}\mu \nabla \cdot \vec{V}$$

$$\tau_{xy} = \tau_{yx} = \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial x} \right)$$

$$\tau_{xz} = \tau_{zx} = \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial x} \right)$$

$$\tau_{yz} = \tau_{zy} = \mu \left( \frac{\partial V_y}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial y} \right)$$

三个动量方程为:

$$\frac{DV_x}{Dt} = X - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} + \frac{1}{\rho} \frac{\partial}{\partial x} \left[ 2\mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial x} - \frac{1}{3} \nabla \cdot \vec{V} \right) \right] + \frac{1}{\rho} \frac{\partial}{\partial y} \left[ \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial x} \right) \right] + \frac{1}{\rho} \frac{\partial}{\partial z} \left[ \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial x} \right) \right]$$

$$\frac{DV_y}{Dt} = Y - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} + \frac{1}{\rho} \frac{\partial}{\partial x} \left[ \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial x} \right) \right] + \frac{1}{\rho} \frac{\partial}{\partial y} \left[ 2\mu \left( \frac{\partial V_y}{\partial y} - \frac{1}{3} \nabla \cdot \vec{V} \right) \right] + \frac{1}{\rho} \frac{\partial}{\partial z} \left[ \mu \left( \frac{\partial V_y}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial y} \right) \right]$$

$$\frac{DV_z}{Dt} = Z - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} + \frac{1}{\rho} \frac{\partial}{\partial x} \left[ \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial x} \right) \right] + \frac{1}{\rho} \frac{\partial}{\partial y} \left[ \mu \left( \frac{\partial V_y}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial y} \right) \right] + \frac{1}{\rho} \frac{\partial}{\partial z} \left[ 2\mu \left( \frac{\partial V_z}{\partial z} - \frac{1}{3} \nabla \cdot \vec{V} \right) \right]$$

这就是粘性流体的运动微分方程, 在流体力学中称为  
**纳维尔-斯托克斯 (Navier-Stokes) 方程**, 简称**NS方程**.

NS方程是一组偏微分方程组, 其求解构成了当今流体力学研究的主要内容.

### 7.2.3 能量方程

#### □ 与理想流体能量方程的差别

- (1) 前面介绍理想流体能量方程时, 没有考虑粘性力的功;
- (2) 粘性力是摩擦力, 会耗散微元体的动能;
- (3) 另外, 对于分子间的热传导。热传导是与分子扩散作用相关的, 就象粘性是分子扩散的结果一样。在理想流体中, 不考虑粘性, 也不考虑热传导。

现在传热也要加以考虑.

## 7.2 粘性流体运动基本方程

### 7.2.3 能量方程

取长方体形微元体如图所示：

对于此微元体，热力学第一定律表示为：

$$\dot{q} = \frac{DE}{Dt} + \dot{W}$$

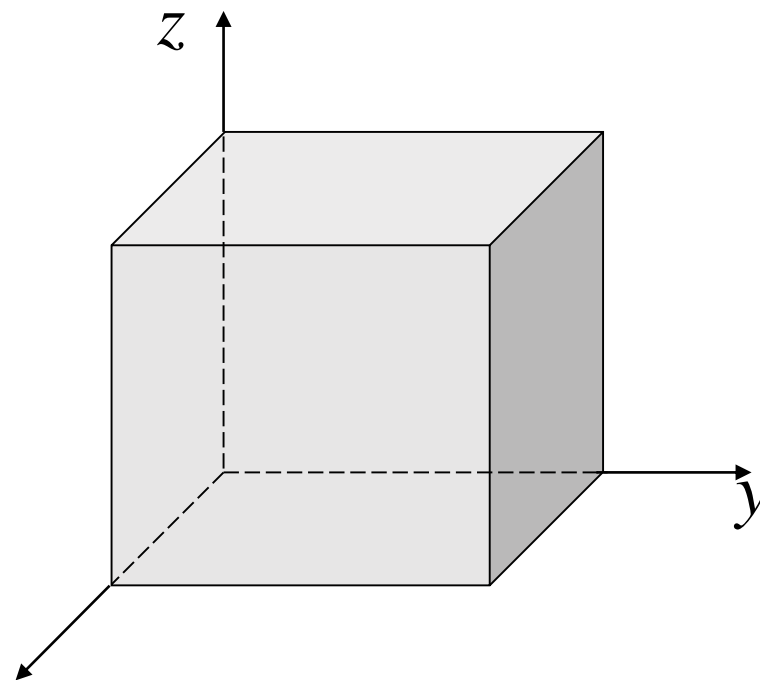
$\dot{q} = \frac{\delta Q}{dt}$  :

单位时间内外界传给微元体的热量

$\frac{DE}{Dt}$  : 微元体所含能量的变化率

$$\dot{W} = \frac{\delta W}{dt} :$$

单位时间内微元体对外所做的功；



理想流体能量方程（微分形式）

$$\dot{q} = \frac{D}{Dt} \left( u + \frac{V^2}{2} + \frac{p}{\rho} + U \right) - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial t}$$

## 7.2 粘性流体运动基本方程

### 7.2.3 能量方程

#### ▣ 外界传给微元体的热量（单位时间）

$$\dot{q} = \frac{\delta Q}{dt} \quad \text{传导项} + \text{非传导项}$$

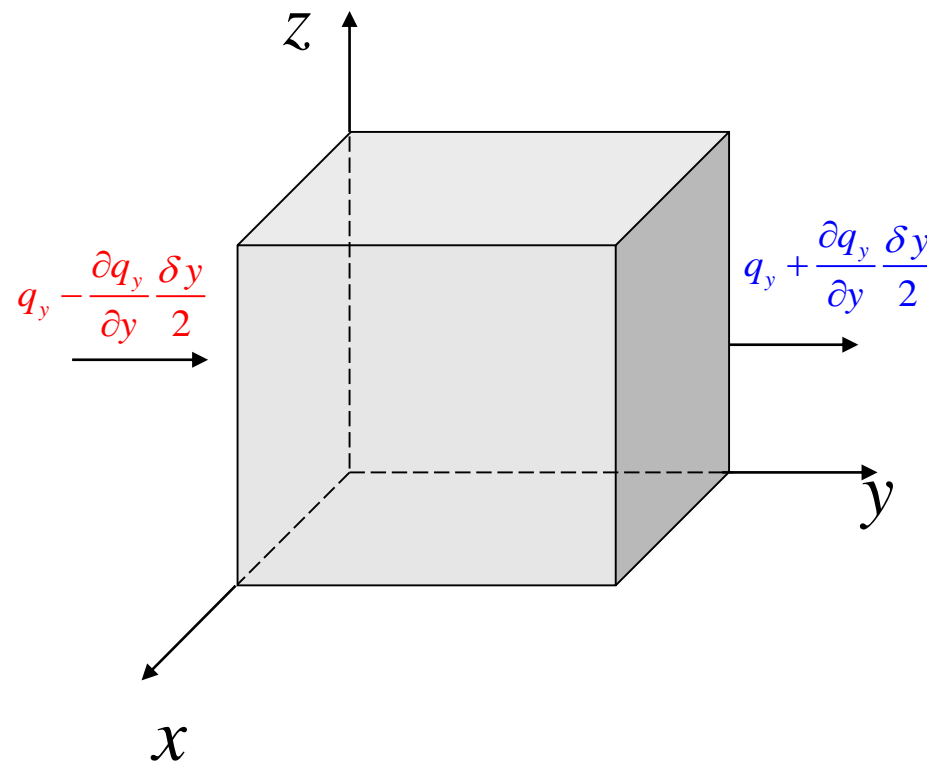
根据傅利叶热传导定律：  $q = -\lambda \nabla T$

在y方向上：  $q_y = -\lambda \frac{\partial T}{\partial y}$

在y向正、负面上的热流密度如图。

则进入控制体的热流为：

$$\left( -\frac{\partial q_y}{\partial y} \delta y \right) \delta x \delta z = \frac{\partial}{\partial y} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial y} \right) \delta x \delta y \delta z$$



三个方向上总的传导热量为：

$$\left[ \frac{\partial}{\partial x} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial z} \right) \right] \delta x \delta y \delta z$$

## 7.2 粘性流体运动基本方程

### 7.2.3 能量方程

#### ▣ 外界传给微元体的热量（单位时间）

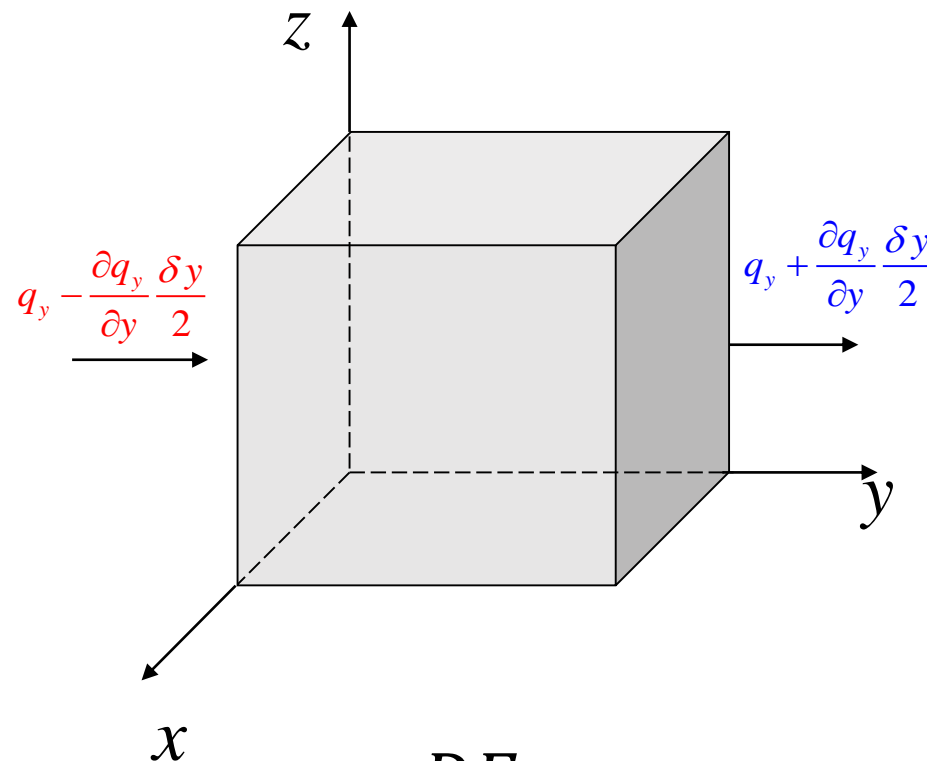
$$\dot{q} = \frac{\delta Q}{dt} \quad \text{传导项} \quad + \quad \text{非传导项}$$

设非传导进入微元体的热量为：

$$\rho q \delta x \delta y \delta z$$

微元体从外界吸收的总的热量为：

$$\dot{q} = \frac{\delta Q}{dt} = \left[ \frac{\partial}{\partial x} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial z} \right) \right] \delta x \delta y \delta z + \rho q \delta x \delta y \delta z$$



$$\dot{q} = \frac{DE}{Dt} + \dot{W}$$



## 7.2 粘性流体运动基本方程



### 7.2.3 能量方程

▣ 微元体对外所做的功（单位时间）  $\dot{W}$  体积力项 + 表面力项

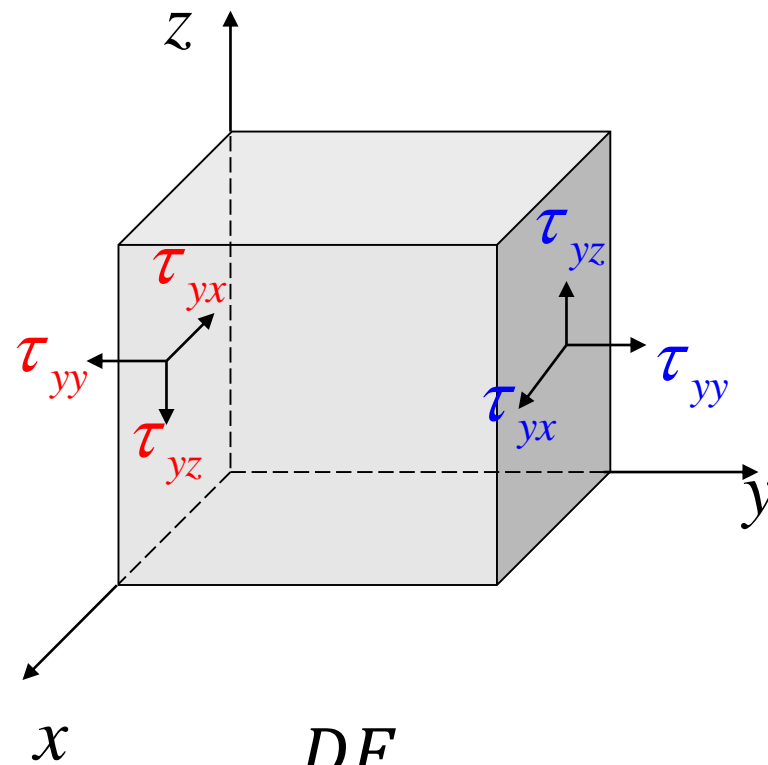
以y方向为例：

作用在负y面上的力：  $\vec{f}_{y-} = -(\tau_{yx}, \tau_{yy}, \tau_{yz})$

$$\begin{aligned} w_{y-} &= (\vec{f}_{y-} \cdot \vec{V})(-\delta x \delta z) \\ &= -(\tau_{yx}\vec{i} + \tau_{yy}\vec{j} + \tau_{yz}\vec{k}) \cdot (V_x\vec{i} + V_y\vec{j} + V_z\vec{k})(-\delta x \delta z) \\ &= (\tau_{yx}V_x + \tau_{yy}V_y + \tau_{yz}V_z)\delta x \delta z \end{aligned}$$

作用在正y面上的力：  $\vec{f}_{y+} = (\tau_{yx}, \tau_{yy}, \tau_{yz})$

$$\begin{aligned} w_{y+} &= (\vec{f}_{y+} \cdot \vec{V})\delta x \delta z = - \left[ (\vec{f}_{y-} \cdot \vec{V}) + \frac{\partial}{\partial y} (\vec{f}_{y-} \cdot \vec{V}) \delta y \right] \delta x \delta z \\ &= -(\tau_{yx}V_x + \tau_{yy}V_y + \tau_{yz}V_z)\delta x \delta z - \frac{\partial}{\partial y} (\tau_{yx}V_x + \tau_{yy}V_y + \tau_{yz}V_z)\delta x \delta y \delta z \end{aligned}$$



$$\dot{q} = \frac{DE}{Dt} + \dot{W}$$

## 7.2 粘性流体运动基本方程



### 7.2.3 能量方程

▣ 微元体对外所做的功（单位时间）  $\dot{W}$  体积力项 + 表面力项

以y方向为例：

可得微元体表面力对外界做功为两功率之和。

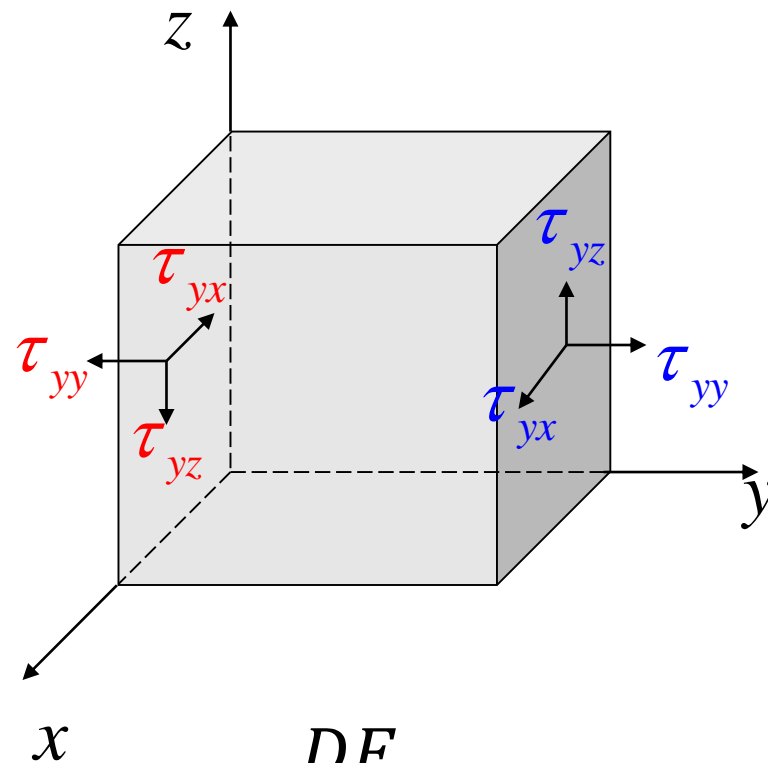
$$w_{y-} + w_{y+} = -\frac{\partial}{\partial y}(\tau_{yx}V_x + \tau_{yy}V_y + \tau_{yz}V_z)\delta x\delta z\delta y$$

X,Z方向也有面力对外做功：

$$\begin{aligned} & -\frac{\partial}{\partial x}(\tau_{xx}V_x + \tau_{xy}V_y + \tau_{xz}V_z)\delta x\delta z\delta y \\ & -\frac{\partial}{\partial z}(\tau_{zx}V_x + \tau_{zy}V_y + \tau_{zz}V_z)\delta x\delta z\delta y \end{aligned}$$

总的面力功为：

$$\dot{W} = -\left[ \frac{\partial}{\partial x}(\tau_{xx}V_x + \tau_{xy}V_y + \tau_{xz}V_z) + \frac{\partial}{\partial y}(\tau_{yx}V_x + \tau_{yy}V_y + \tau_{yz}V_z) + \frac{\partial}{\partial z}(\tau_{zx}V_x + \tau_{zy}V_y + \tau_{zz}V_z) \right] \delta x\delta z\delta y$$



$$\dot{q} = \frac{DE}{Dt} + \dot{W}$$

## 7.2 粘性流体运动基本方程

### 7.2.3 能量方程

▣ 微元体对外所做的功（单位时间）  $\dot{W}$  体积力项 + 表面力项

下面考虑质量力的功：

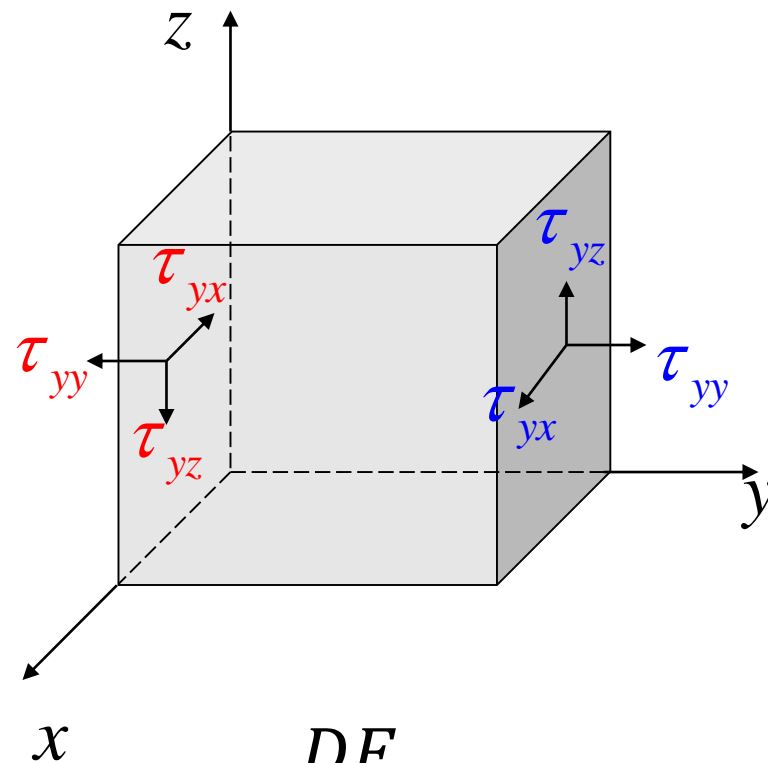
$U$ ：势能函数

$$\frac{DU}{Dt} = \frac{\partial U}{\partial t} + (\vec{V} \cdot \nabla)U$$

势能取决微元所处的位置，与时间无关：

$$\frac{DU}{Dt} = (\vec{V} \cdot \nabla)U = -\vec{V} \cdot \vec{R} = -XV_x - YV_y - ZV_z$$

**此即为质量力的功率！**



$$\dot{q} = \frac{DE}{Dt} + \dot{W}$$

## 7.2 粘性流体运动基本方程



### 7.2.3 能量方程

#### ▣ 微元体内能量变化率

微元体内流体的能量包括：

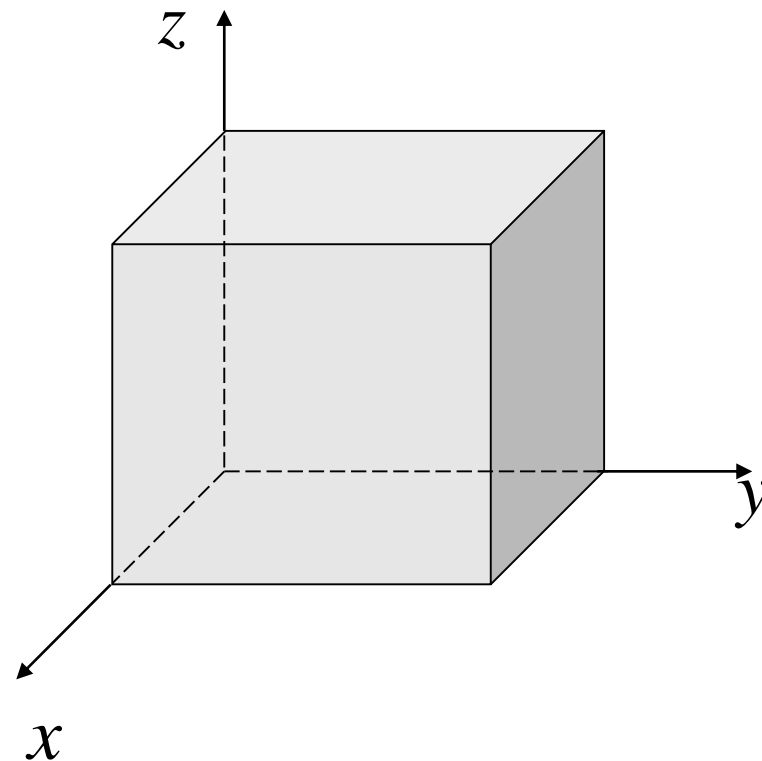
内能： $u$

动能： $\frac{V^2}{2}$

势能： $U$

总的能量变化率为：
$$\frac{DE}{Dt} = \delta x \delta y \delta z \frac{D}{Dt} \left[ \rho \left( u + \frac{V^2}{2} + U \right) \right]$$

$$\dot{q} = \frac{DE}{Dt} + \dot{W}$$



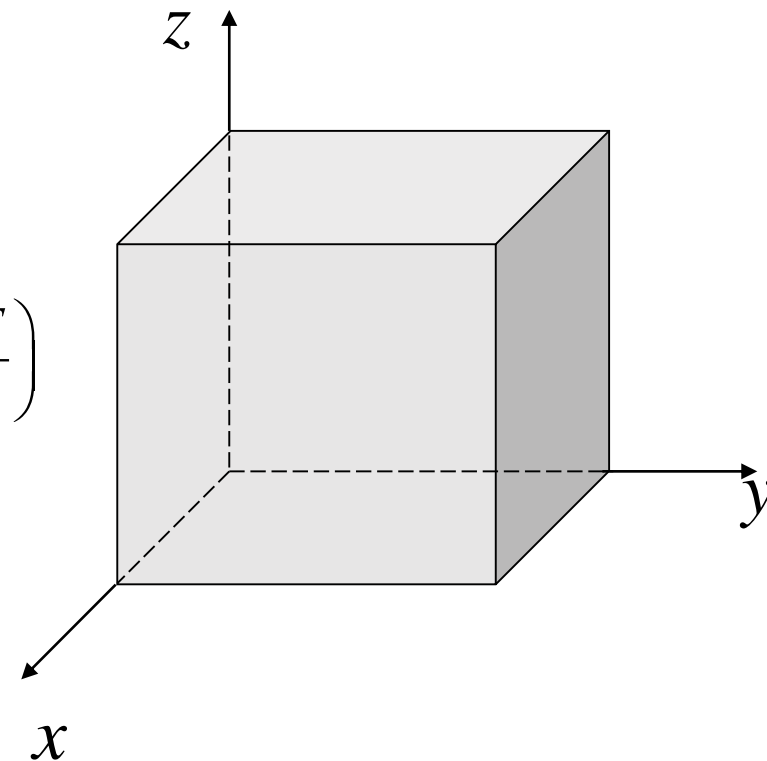
## 7.2 粘性流体运动基本方程



### 7.2.3 能量方程

#### ▣ 总能量形式方程

$$\begin{aligned}\rho \frac{D}{Dt} \left( u + \frac{V^2}{2} \right) = & \rho \left( XV_x + YV_y + ZV_z \right) + \frac{\partial}{\partial x} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial z} \right) \\ & + \frac{\partial}{\partial x} \left( \tau_{xx} V_x + \tau_{xy} V_y + \tau_{xz} V_z \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( \tau_{yx} V_x + \tau_{yy} V_y + \tau_{yz} V_z \right) \\ & + \frac{\partial}{\partial z} \left( \tau_{zx} V_x + \tau_{zy} V_y + \tau_{zz} V_z \right) + \rho q\end{aligned}$$



$$\dot{q} = \frac{DE}{Dt} + \dot{W}$$

能量变化= 质量力功 + 传导热量 + 粘性力的功 + 非传导热量

## 7.2 粘性流体运动基本方程

### 7.2.3 能量方程

#### ▣ 其他形式——动能方程

三式分别乘 $V_x, V_y, V_z$ , 并相加, 得:

$$\left. \begin{aligned} \rho \frac{DV_x}{Dt} &= \rho X + \frac{\partial \tau_{xx}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z} \\ \rho \frac{DV_y}{Dt} &= \rho Y + \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yy}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zy}}{\partial z} \\ \rho \frac{DV_z}{Dt} &= \rho Z + \frac{\partial \tau_{xz}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yz}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zz}}{\partial z} \end{aligned} \right\} \rightarrow \rho \frac{D}{Dt} \left( \frac{V^2}{2} \right) = \rho (XV_x + YV_y + ZV_z) + V_x \left( \frac{\partial \tau_{xx}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z} \right) \\ + V_y \left( \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yy}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zy}}{\partial z} \right) + V_z \left( \frac{\partial \tau_{xz}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yz}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zz}}{\partial z} \right)$$

动能变化= 质量力功 + 粘性力的功的一部分

从此式可见, 动能的变化与质量力做功以及表面力的不均布有关 而与对流体的加热无关!

## 7.2 粘性流体运动基本方程

### 7.2.3 能量方程

▣ 其他形式——内能方程：总能量方程减去动能方程

$$\begin{aligned}\rho \frac{Du}{Dt} &= \tau_{xx} \frac{\partial V_x}{\partial x} + \tau_{yy} \frac{\partial V_y}{\partial y} + \tau_{zz} \frac{\partial V_z}{\partial z} + \tau_{yx} \left( \frac{\partial V_x}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial x} \right) + \tau_{yz} \left( \frac{\partial V_z}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial z} \right) + \tau_{zx} \left( \frac{\partial V_x}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial x} \right) \\ &\quad + \frac{\partial}{\partial x} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial z} \right) + \rho q \\ &= -p \left( \frac{\partial V_x}{\partial x} + \frac{\partial V_y}{\partial y} + \frac{\partial V_z}{\partial z} \right) \quad (= -p \nabla \cdot \vec{V}, \text{第一部分: 体积膨胀功}) \\ &\quad - \frac{2}{3} \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial x} + \frac{\partial V_y}{\partial y} + \frac{\partial V_z}{\partial z} \right)^2 + 2\mu \left[ \left( \frac{\partial V_x}{\partial x} \right)^2 + \left( \frac{\partial V_y}{\partial y} \right)^2 + \left( \frac{\partial V_z}{\partial z} \right)^2 \right] \\ &\quad + \mu \left[ \left( \frac{\partial V_x}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial x} \right)^2 + \left( \frac{\partial V_z}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial z} \right)^2 + \left( \frac{\partial V_x}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial x} \right)^2 \right] + \text{传热} \dots\end{aligned}$$

(第二部分: 体积和形状改变时, 克服粘性力所做的功)

## 7.2 粘性流体运动基本方程



### 7.2.3 能量方程

#### ▣ 其他形式——内能方程

$$\rho \frac{Du}{Dt} = -p \left( \frac{\partial V_x}{\partial x} + \frac{\partial V_y}{\partial y} + \frac{\partial V_z}{\partial z} \right) - \frac{2}{3} \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial x} + \frac{\partial V_y}{\partial y} + \frac{\partial V_z}{\partial z} \right)^2 + 2\mu \left[ \left( \frac{\partial V_x}{\partial x} \right)^2 + \left( \frac{\partial V_y}{\partial y} \right)^2 + \left( \frac{\partial V_z}{\partial z} \right)^2 \right] \\ + \mu \left[ \left( \frac{\partial V_x}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial x} \right)^2 + \left( \frac{\partial V_z}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial z} \right)^2 + \left( \frac{\partial V_x}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial x} \right)^2 \right] + \text{传热} \dots$$

取体积和形状改变时, 克服粘性力所做的功为  $\Phi$ , 称为**耗散函数**.

$$\Phi = -\frac{2}{3} \mu \left( \frac{\partial V_x}{\partial x} + \frac{\partial V_y}{\partial y} + \frac{\partial V_z}{\partial z} \right)^2 + 2\mu \left[ \left( \frac{\partial V_x}{\partial x} \right)^2 + \left( \frac{\partial V_y}{\partial y} \right)^2 + \left( \frac{\partial V_z}{\partial z} \right)^2 \right] + \mu \left[ \left( \frac{\partial V_x}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial x} \right)^2 + \left( \frac{\partial V_z}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial z} \right)^2 + \left( \frac{\partial V_x}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial x} \right)^2 \right]$$

将体积膨胀功, 耗散函数  $\Phi$  代入内能方程, 得:

$$\rho \frac{Du}{Dt} = -p \nabla \cdot \vec{V} + \Phi + \nabla (\lambda \nabla T) + \rho q$$

内能变化 = 膨胀功 + 粘性耗散 + 传导热量 + 非传导热量



## 7.2 粘性流体运动基本方程

### 7.2.3 能量方程

#### ▣ 其他形式——内能方程

$$\Phi = -\frac{2}{3}\mu\left(\frac{\partial V_x}{\partial x} + \frac{\partial V_y}{\partial y} + \frac{\partial V_z}{\partial z}\right)^2 + 2\mu\left[\left(\frac{\partial V_x}{\partial x}\right)^2 + \left(\frac{\partial V_y}{\partial y}\right)^2 + \left(\frac{\partial V_z}{\partial z}\right)^2\right] + \mu\left[\left(\frac{\partial V_x}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial x}\right)^2 + \left(\frac{\partial V_z}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial z}\right)^2 + \left(\frac{\partial V_x}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial x}\right)^2\right]$$

$$\gamma_x = \frac{1}{2}\left(\frac{\partial V_y}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial y}\right)$$

$$\gamma_y = \frac{1}{2}\left(\frac{\partial V_x}{\partial z} + \frac{\partial V_z}{\partial x}\right)$$

$$\gamma_z = \frac{1}{2}\left(\frac{\partial V_x}{\partial y} + \frac{\partial V_y}{\partial x}\right)$$

$$\varepsilon_x = \frac{\partial V_x}{\partial x}$$

$$\varepsilon_y = \frac{\partial V_y}{\partial y}$$

$$\varepsilon_z = \frac{\partial V_z}{\partial z}$$



$$\Phi = \frac{2}{3}\mu\left[(\varepsilon_x - \varepsilon_y)^2 + (\varepsilon_y - \varepsilon_z)^2 + (\varepsilon_z - \varepsilon_x)^2\right] + 4\mu(\gamma_x^2 + \gamma_y^2 + \gamma_z^2)$$

1. 耗散函数不会有负值，总是使流体内能增加；内能的增加来源于动能的损失。

2. 只有两种情况下耗散函数才会有零值：

1)  $\varepsilon_x = \varepsilon_y = \varepsilon_z, \gamma_x = \gamma_y = \gamma_z = 0$ , 即无变形的刚体运动情况；

2)  $\varepsilon_x = \varepsilon_y = \varepsilon_z, \gamma_x = \gamma_y = \gamma_z = 0$ , 无剪切, 只有各向同性的膨胀和压缩。

## 7.2 粘性流体运动基本方程

### 7.2.3 能量方程

#### ▣ 各种作用力对能量形式的影响

- **质量力**：只影响动能；
- **压力**：对动能、内能均有贡献；
- **加热**：只对内能有贡献，不影响动能；
- **粘性力**：使动能损失、内能增加；把机械能不可逆地转化为内能。

$$\begin{aligned}\rho \frac{D}{Dt} \left( u + \frac{V^2}{2} \right) &= \rho (XV_x + YV_y + ZV_z) \\ &\quad + \frac{\partial}{\partial x} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial z} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial z} \right) \\ &\quad + \frac{\partial}{\partial x} (\tau_{xx}V_x + \tau_{xy}V_y + \tau_{xz}V_z) + \frac{\partial}{\partial y} (\tau_{yx}V_x + \tau_{yy}V_y + \tau_{yz}V_z) \\ &\quad + \frac{\partial}{\partial z} (\tau_{zx}V_x + \tau_{zy}V_y + \tau_{zz}V_z) + \rho q\end{aligned}$$

$$\begin{aligned}\rho \frac{D}{Dt} \left( \frac{V^2}{2} \right) &= \rho (XV_x + YV_y + ZV_z) + V_x \left( \frac{\partial \tau_{xx}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z} \right) \\ &\quad + V_y \left( \frac{\partial \tau_{xy}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yy}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zy}}{\partial z} \right) + V_z \left( \frac{\partial \tau_{xz}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yz}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zz}}{\partial z} \right)\end{aligned}$$

$$\rho \frac{Du}{Dt} = -p \nabla \cdot \vec{V} + \Phi + \nabla (\lambda \nabla T) + \rho q$$

## 7.2 粘性流体运动基本方程

### 7.2.4 定解条件

将流体连续方程、动量方程、能量方程连立求解，就可得到任意流动的解，其间要用到初始条件和边界条件，称为**定解条件**。

$$\frac{D\rho}{Dt} + \rho \nabla \cdot \vec{V} = 0$$

$$\frac{D\vec{V}}{Dt} = \vec{R} - \frac{1}{\rho} \nabla p + \nu \Delta \vec{V}$$

$$\rho \frac{Du}{Dt} = -p \nabla \cdot \vec{V} + \Phi + \nabla (\lambda \nabla T) + \rho q$$

**初始条件**就是给出初始瞬间流场各物理量的分布规律：

$$\vec{V}(x, y, z, 0) = \vec{V}_0(x, y, z) \quad T(x, y, z, 0) = T_0(x, y, z)$$

$$p(x, y, z, 0) = p_0(x, y, z) \quad \rho(x, y, z, 0) = \rho_0(x, y, z)$$

$\rho_0, T_0, \vec{V}_0, p_0$ 都是已知的 在解**非定常运动**时，初始条件是必不可少的。

### 7.2.4 定解条件

边界条件是流场边界上方程组的解所应满足的条件

这里具体讲一下流体与固壁面上的边界条件.

#### 1. 无滑移条件

固壁面无渗流时, 粘性流体质点将附于固壁面上, 即无滑移条件

$$\vec{V}_f = \vec{V}_w$$

$\vec{V}_f$  : 固壁处流体质点速度;

$\vec{V}_w$  : 与流体接触的固壁面速度;

#### 2. 温度边界条件: 即无跳跃条件.

固壁与流体接触处温度相等.

$$T_f = T_w$$

流体与固壁间的热流密度:

$$-\left(\lambda \frac{\partial T}{\partial n}\right)_w = q_w$$

$\frac{\partial T}{\partial n}$  是固壁面外法线方向上的温度梯度。



□ P289页, 10.4, 10.7。



北京航空航天大学



北京航空航天大学  
BEIHANG UNIVERSITY

**To be continued ...**

