

# 传热学

## 对流传热V

授课老师：苗雨

# 目录

## CONTENTS



華東理工大學

01

课前回顾及  
导引

02

自然对流  
传热现象  
的特点

03

自然对流传  
热的控制方  
程与相似特  
征数

04

大空间和有  
限空间自然  
对流传热的  
实验关联式

01

## 课前回顾及导引



## 课前回顾及导引

1

管内流动的临界雷诺数?  $Re_c=2300$

2

迪图斯-贝特尔公式表达式?  $Nu_f = 0.023 Re_f^{0.8} Pr_f^n$

3

在迪图斯-贝特尔公式中,  $n$ 的取值范围?  $n=0.4$ , 加热流体;  $n=0.3$ , 冷却流体





# 课前回顾及导引



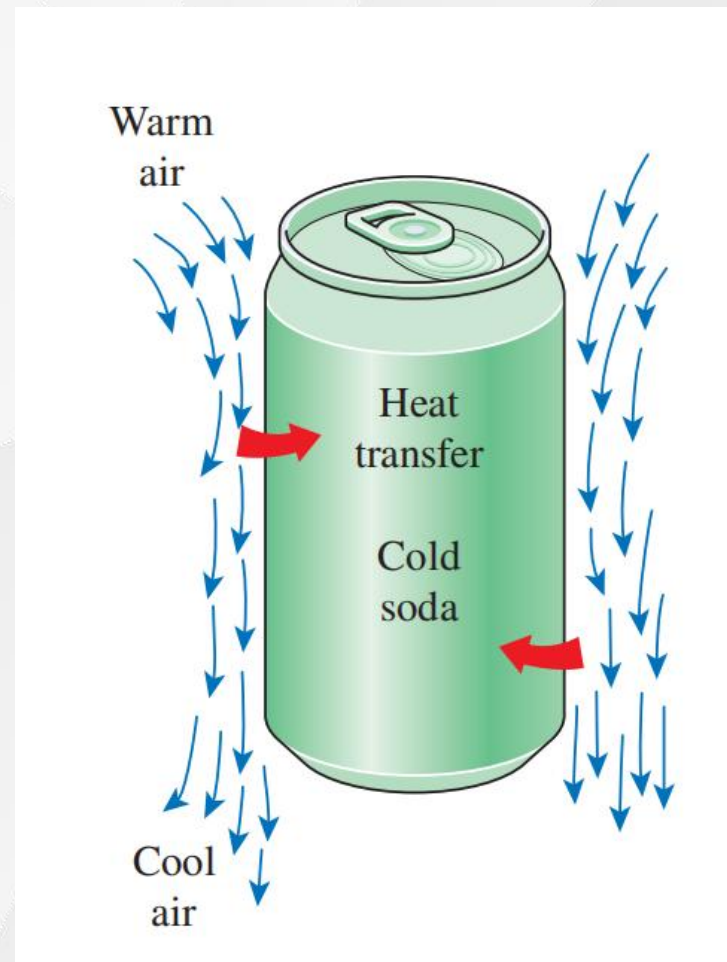
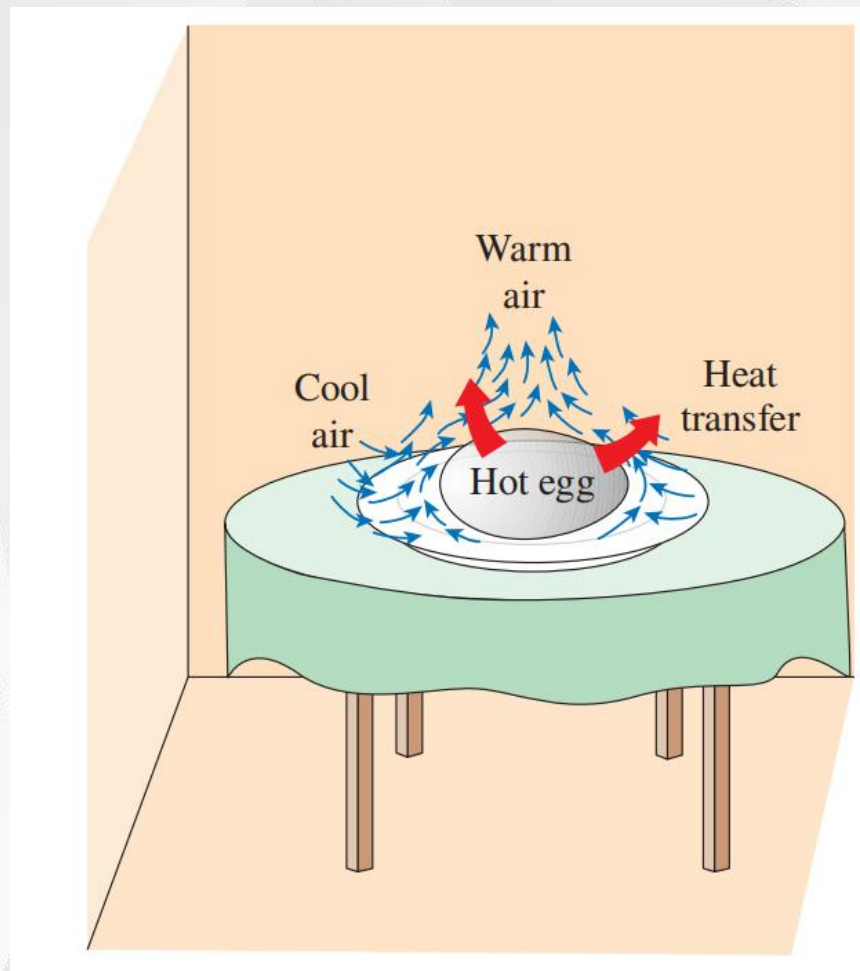
# 02

## 自然对流传热现象的特点

- 边界层上的速度与温度分布
- 自然对流的层流与湍流



## 自然对流传热现象的特点



不依靠泵或风机等外力推动，由流体自身温度场的不均匀所引起的流动称为自然对流



## 自然对流传热现象的特点

01

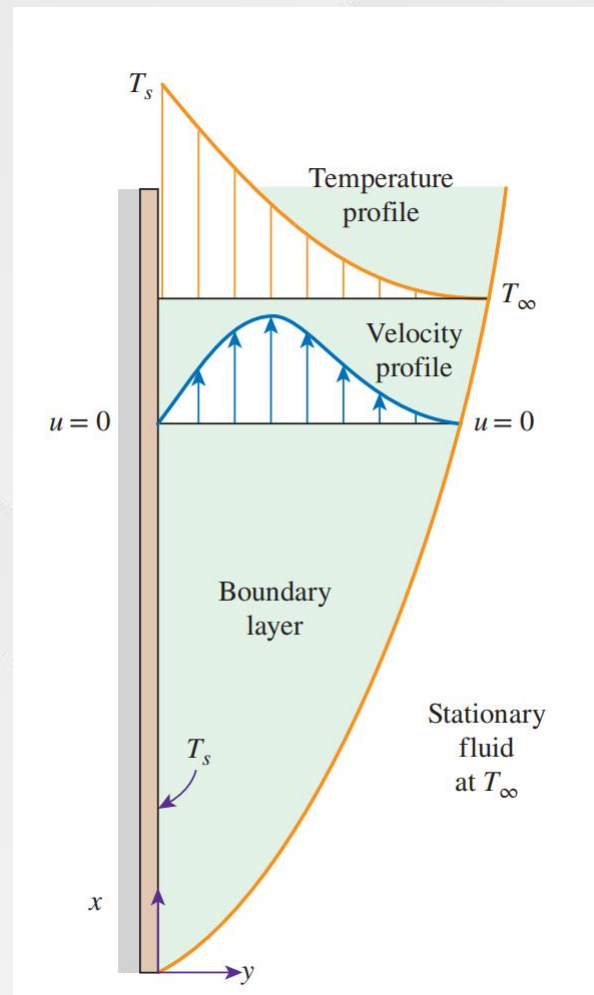
- 自然对流的流动和传热不需要外界动力源  
其热流密度在各种对流传热方式中最低

02

- 换热的驱动力是温差，但是有温差不一定存在自然对流

03

- 不均匀的温度场和速度场发生于近壁薄层，速度分布两头小、中间大





# 03

## 自然对流传热的控制 方程与相似特征数

- 自然对流传热的控制方程
- 体胀系数和格拉晓夫数 (Gr)



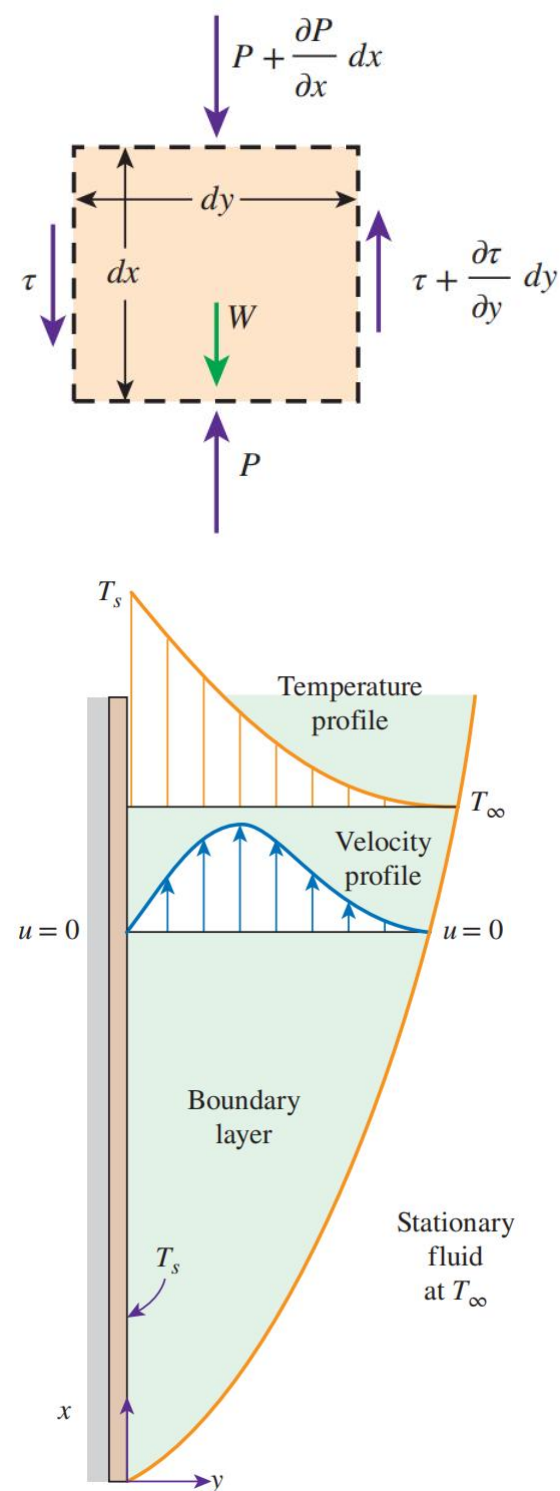
## 自然对流传热的控制方程

对流动量微分方程 
$$\rho \left( u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} \right) = \mu \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} - \rho g - \frac{dP}{dx}$$

在薄层外,  $u=v=0$  
$$\frac{dP_{\infty}}{dx} = -\rho_{\infty} g$$

$$\rho \left( u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} \right) = (\rho_{\infty} - \rho)g + \mu \frac{\partial^2 u}{\partial y^2}$$
$$\alpha_V \approx -\frac{1}{\rho} \frac{\rho_{\infty} - \rho}{t_{\infty} - t}$$

$$u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} = g \alpha_V (t - t_{\infty}) + \mu \frac{\partial^2 u}{\partial y^2}$$



## 自然对流传热的控制方程与相似特征数

$$Re^2 \left( u^* \frac{\partial u^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial u^*}{\partial y^*} \right) = Gr \theta^* + \frac{\partial^2 u^*}{\partial y^{*2}} Re$$

$$u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} = g \alpha_V (t - t_\infty) + v \frac{\partial^2 u}{\partial y^2}$$

无量纲化

$$\frac{u_0^2}{l_c} \left[ \left( \frac{u}{u_0} \right) \frac{\partial \left( \frac{u}{u_0} \right)}{\partial \left( \frac{x}{l_c} \right)} + \left( \frac{v}{u_0} \right) \frac{\partial \left( \frac{u}{u_0} \right)}{\partial \left( \frac{y}{l_c} \right)} \right] = g \alpha_V (t_w - t_\infty) \frac{t - t_\infty}{t_w - t_\infty} + v \frac{u_0}{l_c^2} \frac{\partial^2 \left( \frac{u}{u_0} \right)}{\partial \left( \frac{y}{l_c} \right)^2}$$

两边除以  $\frac{v u_0}{l_c^2}$

$$\frac{u_0 l_c}{v} \left[ \left( \frac{u}{u_0} \right) \frac{\partial \left( \frac{u}{u_0} \right)}{\partial \left( \frac{x}{l_c} \right)} + \left( \frac{v}{u_0} \right) \frac{\partial \left( \frac{u}{u_0} \right)}{\partial \left( \frac{y}{l_c} \right)} \right] = \frac{g \alpha_V (t_w - t_\infty) l_c^2}{v u_0} \frac{t - t_\infty}{t_w - t_\infty} + \frac{\partial^2 \left( \frac{u}{u_0} \right)}{\partial \left( \frac{y}{l_c} \right)^2}$$

$Gr = \frac{g \alpha_V (t_w - t_\infty) l_c^3}{v^2}$

两边乘以  $\frac{u_0 l_c}{v}$

$$\left( \frac{u_0 l_c}{v} \right)^2 \left[ \left( \frac{u}{u_0} \right) \frac{\partial \left( \frac{u}{u_0} \right)}{\partial \left( \frac{x}{l_c} \right)} + \left( \frac{v}{u_0} \right) \frac{\partial \left( \frac{u}{u_0} \right)}{\partial \left( \frac{y}{l_c} \right)} \right] = \frac{g \alpha_V (t_w - t_\infty) l_c^2}{v u_0} \frac{t - t_\infty}{t_w - t_\infty} + \frac{\partial^2 \left( \frac{u}{u_0} \right)}{\partial \left( \frac{y}{l_c} \right)^2} \frac{u_0 l_c}{v}$$



## 体胀系数和格拉晓夫数 (Gr)

$$\text{浮升力} = (\rho_{\infty} - \rho)g$$

格拉晓夫数Gr：流体上的浮升力与黏滞力的比率，Gr数增大表明浮升力作用相对增大

$$Gr = \frac{g\alpha_V \Delta t l^3}{\nu^2} \quad \alpha_V \text{是体胀系数} \quad \alpha_V = -\frac{1}{\rho} \left( \frac{\partial \rho}{\partial t} \right)_P \approx -\frac{1}{\rho} \frac{\rho_{\infty} - \rho}{t_{\infty} - t}$$

格拉晓夫数Gr在自然对流中的作用与雷诺数Re在强制对流现象中的作用相当

体胀系数 $\alpha_V$ ：物质在热胀冷缩效应作用之下，几何特性随着温度的变化而发生变化的规律性系数

瑞利数Ra：流体力学中的无量纲数，指自然对流和扩散热量、动量传递之比

$$Ra = GrPr = \frac{g\alpha_V \Delta t l^3}{\alpha \nu}$$



# 04

## 大空间和有限空间 自然对流传热的实 验关联式

- 大空间自然对流传热的实验关联式
- 有限空间自然对流传热的实验关联式



## 大空间和有限空间自然对流传热的实验关联式



### 大空间自然对流，又称外部自然对流

指热边界层的发展不受到干扰或阻碍的自然对流，而不拘泥于几何上的很大或无限大。



### 有限空间自然对流，又称内部自然对流

指热边界层的发展受到干扰或流体的流动受到阻碍，使其换热规律有别于大空间的情形。



## 大空间自然对流传热的实验关联式





# 大空间自然对流传热的实验关联式



均匀壁温——竖壁及水平圆柱

$$Nu_m = C(GrPr)_m^n$$

- 下角标m表示定性温度采用边界层的算术平均温度  $t_m = \frac{t_\infty + t_w}{2}$
- Gr数中的 $\Delta t$ 为 $t_w$ 与 $t_\infty$ 之差 ( $t_w - t_\infty$ , 流体被加热;  $t_\infty - t_w$ , 流体被冷却)
- 对于理想气体, Gr数中的 $\alpha_V = 1/t$

特征长度:

竖壁和竖圆柱, 取高度

横圆柱, 取外径

- 竖圆柱可按表中与竖壁用同一个关联式只限于

$$\frac{d}{H} \geq \frac{35}{Gr_H^{1/4}}$$

加热表面形状与位置	流态	C	n	Gr数适用范围
竖平板及竖圆柱	层流	0.59	1/4	$1.43 \times 10^4 \sim 3 \times 10^9$
	过渡区	0.0292	0.39	$3 \times 10^9 \sim 2 \times 10^{10}$
	湍流	0.11	1/3	$> 2 \times 10^{10}$
横圆柱	层流	0.48	1/4	$1.43 \times 10^4 \sim 5.76 \times 10^8$
	过渡区	0.0165	0.42	$5.76 \times 10^8 \sim 4.65 \times 10^9$
	湍流	0.11	1/3	$> 4.65 \times 10^9$

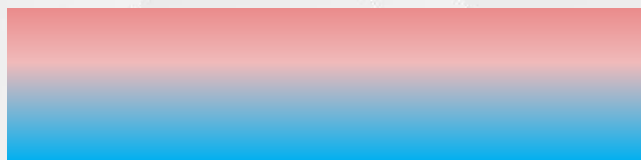




## 大空间自然对流传热的实验关联式



均匀壁温——水平面



热面向上

$$Nu = 0.54(GrPr)^{1/4}, \quad 10^4 \leq GrPr \leq 10^7$$

$$Nu = 0.15(GrPr)^{1/4}, \quad 10^7 \leq GrPr \leq 10^{11}$$



热面向下

$$Nu = 0.27(GrPr)^{1/4}, \quad 10^5 \leq GrPr \leq 10^{11}$$



均匀壁温——球

$$Nu = 2 + \frac{0.589(GrPr)^{1/4}}{[1 + (0.469/Pr)^{9/16}]^{4/9}}, \quad Pr \geq 0.7, \quad GrPr \leq 10^{11}$$



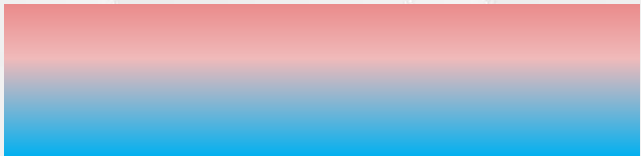
# 大空间自然对流传热的实验关联式



均匀热流

$$Nu = B(Gr^*Pr)^m$$

$$Gr^* = GrNu = \frac{g\alpha_vql^4}{\lambda\nu^2}$$



热面向上



热面向下

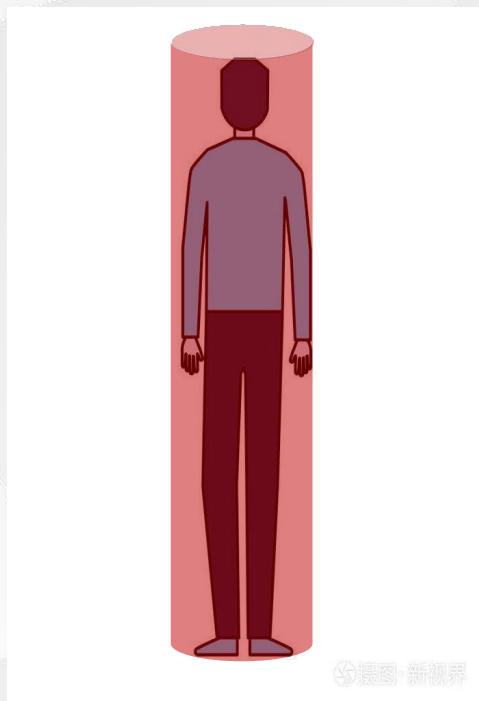
定性温度取平均温度，特征长度对矩形取短边长

加热表面形状与位置	B	m	Gr*数适用范围
热面向上	1.076	1/6	6.37×10 <sup>5</sup> ~1.12×10 <sup>8</sup>
热面向下	0.747	1/6	



## 大空间自然对流传热的实验关联式

例题1：假设把人体简化成为直径为30cm、高1.75m的等温竖圆柱，其表面温度比人体体内的正常温度低 $2^{\circ}\text{C}$ ，试计算该模型位于静止空气中时的自然对流散热量。圆柱两端面的散热可不予考虑，人体正常体温按 $37^{\circ}\text{C}$ 计算，环境温度为 $25^{\circ}\text{C}$ 。





## 大空间自然对流传热的实验关联式

例题2：试计算以下两种情况房间墙壁表面与室内空气间的自然对流传热量。设墙高2.5m。

- (1) 墙表面温度 $35^{\circ}\text{C}$ ，室内温度 $25^{\circ}\text{C}$ ;
- (2) 墙表面温度 $10^{\circ}\text{C}$ ，室内温度 $20^{\circ}\text{C}$ 。





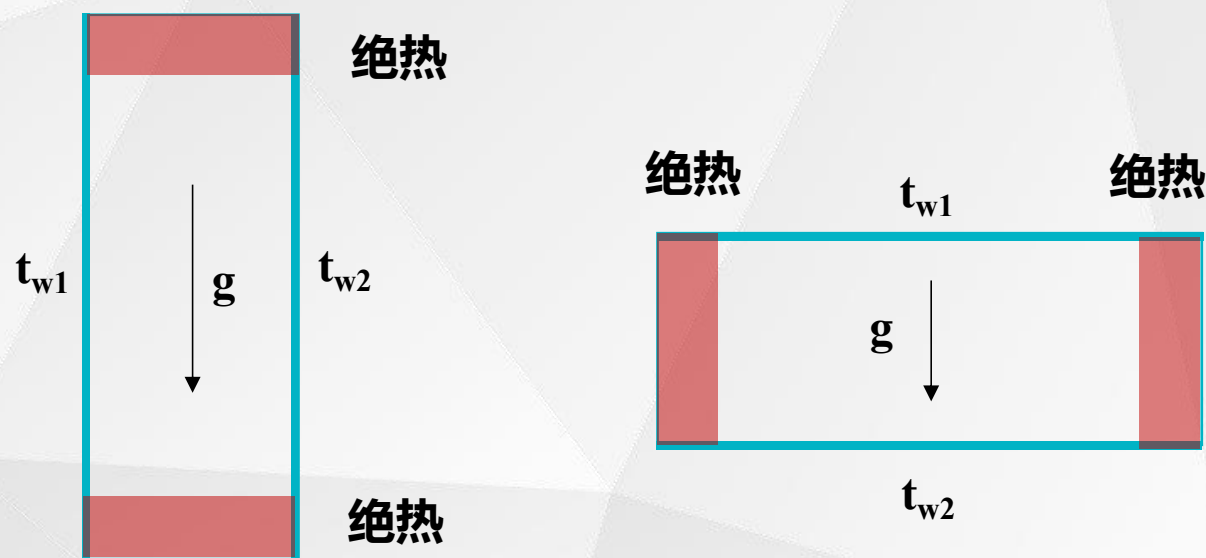


## 有限空间自然对流传热的实验关联式

夹层内的流动主要取决于以夹层厚度 $\delta$  为特征长度的Gr数

$$Gr_g = \frac{g\alpha_V(t_h - t_c)\delta^3}{\nu^2}$$

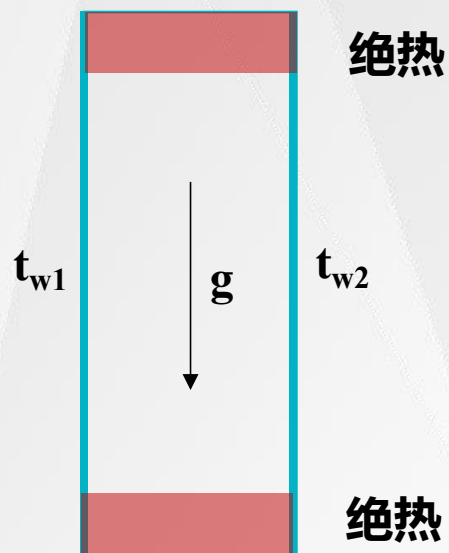
- 当竖直夹层,  $Gr_g \leq 2860$ ; 水平夹层,  $Gr_g \leq 2430$ , 夹层热量依靠导热
- 超过这个范围, 夹层开始自然对流, 并随着 $Gr_g$ 的增大, 对流越来越剧烈





## 有限空间自然对流传热的实验关联式

### 竖直夹层

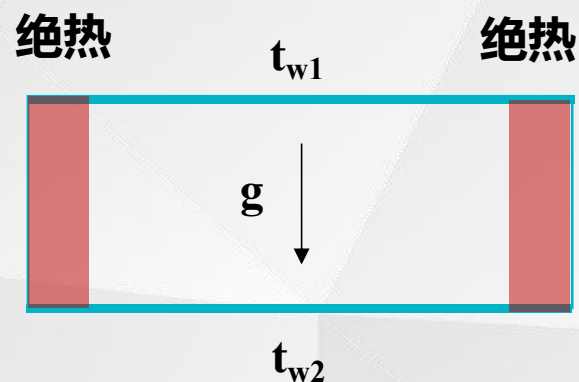


$$Nu = 0.197(Gr_{\delta}Pr)^{1/4} \left(\frac{H}{\delta}\right)^{-1/9}, \quad 6 \times 10^3 \leq Gr_{\delta} \leq 2 \times 10^5$$

$$Nu = 0.073(Gr_{\delta}Pr)^{1/3} \left(\frac{H}{\delta}\right)^{-1/9}, \quad 2 \times 10^5 \leq Gr_{\delta} \leq 1.1 \times 10^7$$

$$\text{适用范围: } 11 \leq \frac{H}{\delta} \leq 42$$

### 水平夹层



$$Nu = 0.212(Gr_{\delta}Pr)^{1/4}, \quad 1.0 \times 10^4 \leq Gr_{\delta} \leq 4.6 \times 10^5$$

$$Nu = 0.061(Gr_{\delta}Pr)^{1/3}, \quad Gr_{\delta} > 4.6 \times 10^5$$



## 有限空间自然对流传热的实验关联式

例题3：一太阳能集热器吸热表面的平均温度为 $85^{\circ}\text{C}$ ，其上覆盖表面的温度为 $35^{\circ}\text{C}$ ，两表面形成相距 $5\text{cm}$ 的夹层。试确定在每平方米夹层上空气自然对流的散热量。研究表明，当 $\text{Gr}_\delta \text{Pr} \leq 1700$ 时不会产生自然对流而是纯导热工况。试确定不产生自然对流的两表面间隙的最大值，此时的散热量为多少（不包括辐射部分）？







## 预习小测验答案

1.(多选题, 1分)

以下关于自然对流描述正确的是

- A. 不依靠泵或风机等外力推动, 由流体自身温度场的不均匀所引起的流动称为自然对流
- B. 自然对流的热流密度在各种对流换热方式中最高
- C. 换热的驱动力是温差, 但是有温差不一定存在自然对流
- D. 自然对流中, 不均匀的温度场和速度场发生于近壁薄层, 速度分布两头小、中间大

答案: ACD

2.(多选题, 1分)

以下关于格拉晓夫数描述正确的是?

- A. 格拉晓夫数Gr是流体上的浮升力与黏滞力的比率
- B. 格拉晓夫数Gr在自然对流中的作用与雷诺数Re在强制对流现象中的作用不同
- C. 格拉晓夫数Gr乘以普朗特数Pr等于瑞利数Ra
- D. Gr数增大表明浮升力作用相对增大

答案: ACD

3.(多选题, 1分)

以下关于大空间和有限空间自然对流传热描述正确的是?

- A. 大空间自然对流, 又称外部自然对流, 指热边界层的发展不受到干扰或阻碍的自然对流, 而不拘泥于几何上的很大或无限大。
- B. 大空间自然对流问题均匀壁温情况特征长度的选取: 对于竖壁和竖圆柱, 取高度; 对于横圆柱, 取外径
- C. 有限空间自然对流传热, 夹层内的流动主要取决于以夹层厚度 $\delta$ 为特征长度的雷诺数
- D. 有限空间自然对流, 又称内部自然对流, 指热边界层的发展受到干扰或流体的流动受到阻碍, 使其换热规律有别于大空间的情形。

答案: ABD



## 有限空间自然对流传热的实验关联式

例题4：一太阳能集热器置于水平的房顶上。在集热器的吸热表面上用玻璃作顶盖，形成一封闭的空气夹层，夹层厚10cm。设吸热表面的平均温度为 $90^{\circ}\text{C}$ ，玻璃内表面温度为 $30^{\circ}\text{C}$ ，试确定由于夹层中空气自然对流散热而引起的热损失。集热器呈正方形，尺寸为 $1\text{m}\times 1\text{m}$ 。又，如果吸热表面不设空气夹层，让吸热表面直接暴露于大气之中，试计算在表面温度为 $90^{\circ}\text{C}$ 时，由于空气的自然对流而引起的散热量（环境温度取为 $20^{\circ}\text{C}$ ）。

