

9-5 非稳态导热

一、非稳态导热的基本概念

物体的温度随时间变化的导热过程称为**非稳态导热**。电力设备中的非稳态导热：设备启停过程中，工况变化过程中，物体内部温度场随时间变化。

1. 问题描述：

$\tau = 0$ 时，物体内的温度分布为 $t=f(x,y,z,0) = t_0$ ，外界环境温度为 t_f (通常为恒定或线性变化或周期性变化)，分析 $t=f(x,y,z, \tau)$ 。

非稳态导热经历的两个阶段：

- **非正规状况阶段**：物体中的温度分布受初始温度分布的影响很大。
- **正规状况阶段**：初始温度分布的影响逐渐消失，物体中不同时刻的温度分布主要取决于边界条件和物性参数。

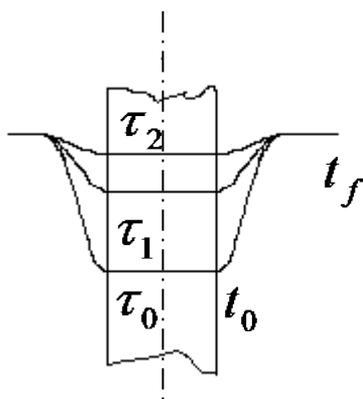
2.非稳态导热问题的求解方法:

- 分析法;
- 数值解法;
- 模拟法。

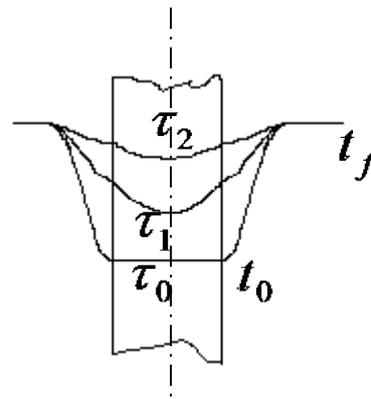
3. Bi准则: (对于第三类边界条件)

$$Bi = \frac{hL}{\lambda} = \frac{\left(\frac{L}{\lambda}\right)}{\left(\frac{1}{h}\right)} = \frac{\text{导热热阻}}{\text{对流换热热阻}}$$

L, 导热体的特征尺度, 对于两侧换热厚度为 2δ 的平板, $L=\delta$ (平板厚度的一半); 对于长圆柱, $L=R$; 对于圆球, $L=R$ 。对于其它形状的导热体, L和V/F有关。



$Bi < 0.1$

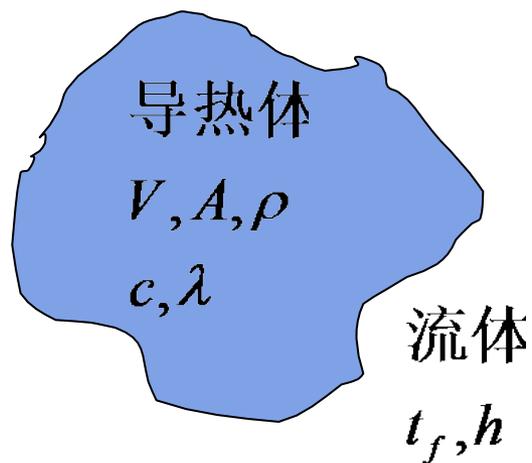


$Bi > 0.1$

- 1.若物体内的导热热阻远大于边界上的对流换热热阻，相当于第一类边界条件；
- 2.若物体内的导热热阻远小于边界上的对流换热热阻，任一时刻，物体内的温度接近均匀；
- 3.若物体内的导热热阻与边界上的对流换热热阻比较接近，界于上述两种情况之间。

二、集总参数法

当 $\lambda \rightarrow \infty$ ，或 $Bi < 0.1$ ，可以忽略导热体内的导热热阻，认为导热体内温度分布是均匀的，即 $t = f(\tau)$ ，为零维问题，导热体的参数集中于一点，称为集总参数法。

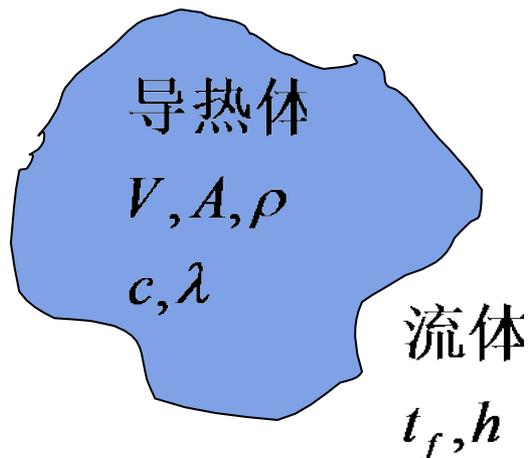


导热体，置于流体中：

- ◆ 体积 V ，换热表面积 A ；
- ◆ 初温 $t_i = f(0) = t_0$ ；
- ◆ 对流换热系数 h ，流体初温 t_f ；
- ◆ 导热体物性参数 ρ 、 c 、 λ ；
- ◆ $Bi < 0.1$ 。

能量平衡方程:

在 τ 时刻, 物体表面与外界对流换热的热流量为 $Q = hA(t - t_f)$, 则在的的 $d\tau$ 时间内, 对外放热量为 $Q d\tau$; 物体温度变化为 dt , 内能变化量为(绝对值):



$$-dU = -mcdt = -\rho Vcdt$$

则: $hA(t - t_f) = -\frac{\rho Vcdt}{d\tau}$ 取 $\theta = t - t_f$

$$\Rightarrow \frac{d\theta}{d\tau} = -\frac{hA}{\rho Vc} \theta$$

初始条件: $\tau = 0$ 时, $t = t_i$

边界条件: h, t_f 恒定

求解:

$$\frac{d\theta}{\theta} = -\frac{hA}{\rho Vc} d\tau \Rightarrow \int_{\theta_0}^{\theta} \frac{d\theta}{\theta} = \int_0^{\tau} -\frac{hA}{\rho Vc} d\tau$$

$$\Rightarrow \ln \frac{\theta}{\theta_0} = -\frac{hA}{\rho Vc} \tau \Rightarrow \frac{\theta}{\theta_0} = e^{-\frac{hA}{\rho Vc} \tau} \Rightarrow \theta = \theta_0 e^{-\frac{hA}{\rho Vc} \tau}$$

温度分布: $\theta = \theta_0 e^{-\frac{hA}{\rho Vc} \tau}$ $\frac{\theta}{\theta_0} = e^{-\frac{hA}{\rho Vc} \tau}$

$\frac{hA}{\rho Vc}$ 的值越大, $\frac{\theta}{\theta_0}$ 的变化越快, $\frac{\rho Vc}{hA}$ 称为时间常数, 即 $\frac{\theta}{\theta_0} = e^{-1}$ 所需要的时间。

$$\tau_c = \frac{\rho Vc}{hA} \quad \frac{\theta}{\theta_0} = e^{-1} = 36.8\% \quad \text{所需要的时间}$$

换热量的计算:

$$\text{瞬时换热量: } Q = hA(t - t_f) = hA\theta = hA\theta_0 e^{-\frac{hA}{\rho Vc}\tau}$$

$$\begin{aligned} 0 \sim \tau \text{时刻累积换热量: } Q_\tau &= \int_0^\tau Q d\tau = \int_0^\tau hA\theta_0 e^{-\frac{hA}{\rho Vc}\tau} d\tau \\ &= hA\theta_0 \cdot \left(-\frac{\rho Vc}{hA} e^{-\frac{hA}{\rho Vc}\tau} \Big|_0^\tau \right) = \rho Vc\theta_0 \cdot \left(1 - e^{-\frac{hA}{\rho Vc}\tau} \right) \end{aligned}$$

实际上，累积换热量也可由物体温度的变化计算：

$$Q_{\tau} = \rho Vc(t_0 - t) = \rho Vc(\theta_0 - \theta) = \rho Vc\theta_0 \left(1 - \frac{\theta}{\theta_0}\right) = \rho Vc\theta_0 \left(1 - e^{-\frac{hA}{\rho Vc}\tau}\right)$$

$\rho Vc\theta_0$ 表示物体温度变化到与外界持平时，总的换热量。

注意：采用集总参数法分析需要校核实用条件，即计算Bi数是否小于0.1。

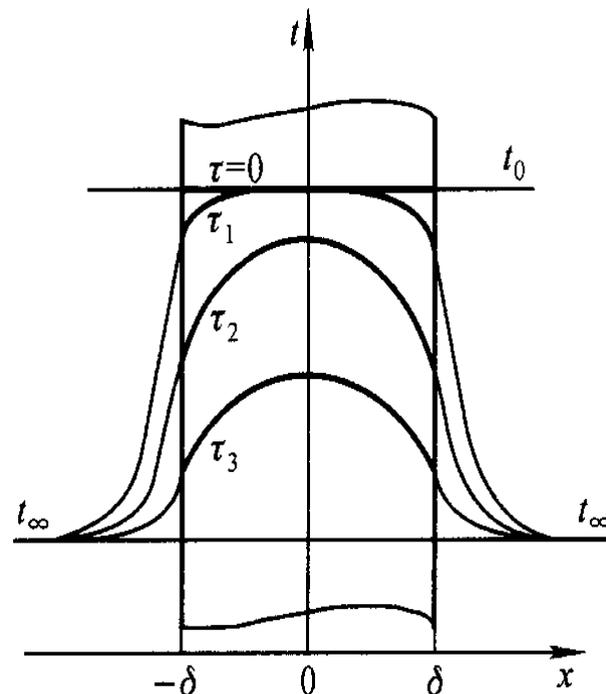
三、一维非稳态导热的分析解

1. 大平板问题的分析解

如果 $Bi > 0.1$ ，则物体内的温度分布不总是均匀的，不能采用集总参数法进行分析。对于非稳态、一维、常物性、无内热源的问题，可以采用分析法进行研究。

问题：无限大平板，厚度 2δ ，两侧换热，对流换热系数为 h ，0时刻，置于 $t=t_f$ 的流体中， $t_0=f(0)$ 。

常物性、一维、非稳态、无内热源的导热问题。



数学模型:

$$\left\{ \begin{array}{l} \frac{\partial t}{\partial \tau} = a \frac{\partial^2 t}{\partial x^2} \\ \text{初始条件: } \tau = 0, t = t_0 \\ \text{边界条件: } x = 0, \frac{\partial t}{\partial x} = 0 \\ x = \delta, -\lambda \frac{\partial t}{\partial x} = h(t - t_f) \end{array} \right.$$

采用过余温度 $\theta = t - t_f$

$$\left\{ \begin{array}{l} \frac{\partial \theta}{\partial \tau} = a \frac{\partial^2 \theta}{\partial x^2} \\ \text{初始条件: } \tau = 0, \theta = \theta_0 \\ \text{边界条件: } x = 0, \frac{\partial \theta}{\partial x} = 0 \\ x = \delta, -\lambda \frac{\partial \theta}{\partial x} = h\theta \end{array} \right.$$

$$\text{解为: } \frac{\theta(x, \tau)}{\theta_0} = \sum_{n=1}^{\infty} e^{-(\beta_n \delta)^2 \frac{a\tau}{\delta^2}} \frac{2 \sin(\beta_n \delta)}{\beta_n \delta + \sin(\beta_n \delta) \cos(\beta_n \delta)} \cos\left((\beta_n \delta) \frac{x}{\delta} \right)$$

$$\text{其中, } \beta_n \text{ 满足方程: } \operatorname{tg}(\beta_n \delta) = \frac{h}{\lambda \beta_n} = \frac{Bi}{\beta_n \delta} \Rightarrow \beta_1, \beta_2, \beta_3 \dots$$

温度分布可写成准则方程的形式：
$$\frac{\theta}{\theta_0} = f\left(Bi, Fo, \frac{x}{\delta}\right)$$

$Bi = \frac{h\delta}{\lambda}$ 物体内部的导热热阻和边界上对流换热热阻之比

$Fo = \frac{\alpha\tau}{\delta^2}$ 非稳态导热的无量纲时间

$\frac{x}{\delta}$ 无量纲几何尺度

2. 分析解的讨论

1) 傅里叶数 Fo 对温度分布的影响

分析解的计算结果表明, 当 $Fo \geq 0.2$ 时, 可近似取级数的第一项, 对工程计算已足够精确, 即

$$\theta(x, \tau) = \theta_0 e^{-\frac{(\beta_1 \delta)^2 \cdot a \tau}{\delta^2}} \frac{2 \sin(\beta_1 \delta)}{\beta_1 \delta + \sin(\beta_1 \delta) \cos(\beta_1 \delta)} \cos\left(\frac{(\beta_1 \delta) x}{\delta}\right)$$

两边取对数:

$$\ln \theta = -\frac{(\beta_1 \delta)^2 \cdot a \tau}{\delta^2} + \ln \left\{ \theta_0 \frac{2 \sin(\beta_1 \delta)}{\beta_1 \delta + \sin(\beta_1 \delta) \cos(\beta_1 \delta)} \cos\left(\frac{(\beta_1 \delta) x}{\delta}\right) \right\}$$

式中右边第二项只与 Bi 、 x/δ 有关, 而与时间 τ 无关。上式写成:

$$\ln \theta = -m \tau + C\left(Bi, \frac{x}{\delta}\right)$$

以上内容仅为本文档的试下载部分，为可阅读页数的一半内容。如要下载或阅读全文，请访问：<https://d.book118.com/238057131052006053>