一、流体力学与传热学回顾 (Review of Fluid Dynamics and Heat Transfer)

<定义> (Definition):

- t [s]: 时间 (time)
- x, y [m]: 坐标 (coordinates)
- u,v,或 u_i [m/s]: 速度 (velocity). u,v 通常指二维笛卡尔坐标系下的x和y方向速度分量, u_i 是速度分量的张量(或指标)表示法。
- т [K]: 温度 (temperature)
- ν [m²/s]: 运动粘度 (kinematic viscosity)
- $ho C_p$ [J/m³K]: 体积比热容 (volumetric heat capacity). 其中 ho 是密度 (density), C_p 是定压比热容 (specific heat at constant pressure).
- λ [J/mKs]: 热导率 (thermal conductivity)

(1) 一维热传导方程 (One-dimensional heat conduction equation):

- $\rho C_p \frac{\partial T}{\partial t} = \lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2}$
 - 。 这是非稳态 (瞬态) 一维热传导方程。
 - 。 $ho C_p rac{\partial T}{\partial t}$: 单位体积内能随时间的变化率。
 - 。 $\lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2}$: 沿x方向通过热传导的能量变化率(基于傅里叶定律 (Fourier's Law))。
- $\Rightarrow
 ho C_p rac{\partial T}{\partial t} = \lambda
 abla^2 T$
 - 。 这是上述方程的更通用形式,其中 $abla^2T$ 是温度T的拉普拉斯算子 (Laplacian operator)。在一维情况下, $abla^2T = \frac{\partial^2T}{\partial x^2}.$
- ・ 给定稳态条件 (Given a steady-state condition) (e.g., $rac{\partial T}{\partial t}=0$),方程简化为 (the equation is simplified as):
 - $\sim rac{d^2T}{dx^2}=0$ (假设 $\lambda
 eq 0$)
 - 。 这表明在稳态一维热传导中, 温度沿x方向线性变化。

(2) 二维热传导方程 (Two-dimensional heat conduction equation):

•
$$ho C_p rac{\partial T}{\partial t} = \lambda \left(rac{\partial^2 T}{\partial x^2} + rac{\partial^2 T}{\partial y^2}
ight)$$

- 。 这是非稳态 (瞬态) 二维热传导方程。
- 。 括号中的 $\left(rac{\partial^2 T}{\partial x^2} + rac{\partial^2 T}{\partial y^2}
 ight)$ 是二维笛卡尔坐标系下拉普拉斯算子 (Laplacian operator) $abla^2 T$ 的展开形式。
- 给定稳态条件 (Given a steady-state condition), 方程简化为 (the equation is simplified as):
 - $\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} = 0$
 - 。 这是二维稳态热传导方程,也称为拉普拉斯方程 (Laplace equation)。

(3) 二维流体流动的连续性方程和纳维-斯托克斯方程 (Continuity and Navier-Stokes equations for two-dimensional fluid flow):

- ・ <连续性方程> (Continuity equation):

 - 。 这是不可压缩流体 (incompressible fluid) 在二维笛卡尔坐标系下的连续性方程,表示质量守恒 (mass conservation)(体积守恒 (volume conservation))。
 - 。 旁边的手写体:
 - $abla \cdot \mathbf{u} = 0$: 这是连续性方程的矢量形式, \mathbf{u} 是速度矢量 (velocity vector)。
 - $\partial_i u_i = 0$ (或 $\frac{\partial u_i}{\partial x_i} = 0$): 这是连续性方程的张量(爱因斯坦求和)形式 (tensor (Einstein summation) form)。
- ・ <u方程> (Equation for u) (即x方向动量方程 (x-direction momentum equation)):

$$\circ \ \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial P}{\partial x} + \nu \left(\frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} \right)$$

- 。 这是不可压缩流体纳维-斯托克斯方程的x方向分量。
 - $\frac{\partial u}{\partial t}$: u的局部加速度 (local acceleration) (非稳态项 (unsteady term)) 。
 - $u rac{\partial u}{\partial x} + v rac{\partial u}{\partial y}$: u的对流加速度项 (convective acceleration term).
 - $-\frac{1}{
 ho}\frac{\partial P}{\partial x}$: x方向的压力梯度力项 (pressure gradient force term).
 - $\nu\left(\frac{\partial^2 u}{\partial x^2}+\frac{\partial^2 u}{\partial y^2}\right)$: x方向的粘性力项 (viscous force term)。
- ・ <v方程> (Equation for v) (即y方向动量方程 (y-direction momentum equation)):

$$\circ \ rac{\partial v}{\partial t} + u rac{\partial v}{\partial x} + v rac{\partial v}{\partial y} = -rac{1}{
ho} rac{\partial P}{\partial y} +
u \left(rac{\partial^2 v}{\partial x^2} + rac{\partial^2 v}{\partial y^2}
ight)$$

- 。 这是不可压缩流体纳维-斯托克斯方程的y方向分量,各项含义与u方程类似。
- 。 旁边的手写体(纳维-斯托克斯方程的张量形式 (tensor form of Navier-Stokes equations)):

•
$$\frac{\partial u_i}{\partial t} + u_j \frac{\partial u_i}{\partial x_j} = -\frac{1}{
ho} \frac{\partial P}{\partial x_i} + \nu \frac{\partial^2 u_i}{\partial x_j \partial x_j}$$

- $\frac{\partial u_i}{\partial t}$: 局部加速度 (local acceleration)。
- $u_j rac{\partial u_i}{\partial x_i}$: 对流加速度 (convective acceleration)。
- $-\frac{1}{\rho}\frac{\partial P}{\partial x_i}$: 压力梯度力 (pressure gradient force)。
- $u \frac{\partial^2 u_i}{\partial x_i \partial x_i}$ (或 $u
 abla^2 u_i$): 粘性力 (viscous force)。

(4) 使用张量表示的通用形式 (General forms using tensor expression for):

- ・ <连续性方程> (Continuity equation):
 - $\frac{\partial u_i}{\partial x_i} = 0$
 - 。 这是不可压缩流体连续性方程的张量形式(使用了爱因斯坦求和约定 (Einstein summation convention), i 从1到3或1到2)。
- ・ <NS 方程> (NS equations, 即纳维-斯托克斯方程 (Navier-Stokes equations)):

$$0 \cdot \frac{\partial u_i}{\partial t} + u_j \frac{\partial u_i}{\partial x_j} = -\frac{1}{
ho} \frac{\partial P}{\partial x_i} +
u \frac{\partial^2 u_i}{\partial x_i^2}$$

- 。 这是不可压缩流体纳维-斯托克斯方程的张量形式。 $\frac{\partial^2 u_i}{\partial x_i^2}$ 表示 $\frac{\partial^2 u_i}{\partial x_j \partial x_j}$, 即对所有 j 求和。
- ・ <内能方程> (Internal energy equation):

$$~~ \circ ~~
ho rac{\partial e}{\partial t} +
ho u_j rac{\partial e}{\partial x_j} = \lambda rac{\partial^2 T}{\partial x_j^2} + \left(-P heta + \Phi
ight)$$

- 这是一个能量守恒方程 (energy conservation equation),通常用于描述流体温度场的变化。
- e: 单位质量的内能 (internal energy per unit mass)。
- $\rho \frac{\partial e}{\partial t}$: 单位体积内能的时间变化率。
- $ho u_j rac{\partial e}{\partial x_i}$: 内能的对流输运项 (convective transport of internal energy).
- $\lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x_i^2}$: 热传导项 (heat conduction term). (原笔记中为 ${
 m a}$,已根据上下文修正为 λ)
- $-P\theta$: 压力做功项 (pressure work term)(可逆的体积变化功)。 $\theta=\frac{\partial u_j}{\partial x_j}$ 是速度的散度 (divergence of velocity)。对于不可压缩流体, $\theta=0$,此项消失。

■ Φ: 粘性耗散函数 (viscous dissipation function) (不可逆的机械能向内能的转化) , 总是正值。

一维热传导方程 (1D HCE) 的数值模拟 (Numerical simulation of one-dimensional heat conduction equation (1D HCE))

<视频片段> (Video clip):

- 网址链接 (URL): https://www2.nhk.or.jp/school/watch/bangumi/?das_id=D0005110353_00000
 - 。 这可能是一个教学视频, 用来演示相关的一维热传导现象。

<系统示意图> (Schematics of the system):

该图描绘了一个一维热传导的物理模型:

- 上图: 一根长度为 L 的金属棒。
 - 左端 (x=0) 温度为 T_L [K]。
 - 。 右端 (x=L) 温度为 T_H [K],旁边有一个火焰的标志,表示右端被加热,且 $T_H>T_L$ (高温端温度高于低温端) 。
- **下图**: 温度 T 随位置 x 变化的示意图。
 - \cdot x 轴表示金属棒的位置,从 0 到 L。
 - *T* 轴表示温度。
 - 。 在 x=0 处,温度为 T_L ,标记为 B.C. (Boundary Condition 边界条件)。
 - 在 x = L 处,温度为 T_H ,标记为 B.C.。
 - **红色虚线 (S.S.)**: 表示稳态 (Steady State) 温度分布。对于没有内部热源/热损失的纯传导,稳态时温度呈线性分布。
 - · **红色实线曲线**:表示某个瞬态(非稳态)时刻的温度分布,它会随着时间逐渐趋向于稳态的线性分布。

<目的> (Purposes):

列出了本次学习或实验的目标:

- 理解有限体积法 (FVM) 的本质 (To understand the essence of the finite volume method (FVM))
- 对一维热传导方程的控制方程进行离散化 (To discretize the governing equation of 1D HCE)
- 对温度分布进行数值模拟 (To numerically simulate the temperature distribution)
- 讨论哪些边界条件可以表达视频片段中的温度分布 (To discuss which boundary conditions can express the temperature distribution in the video clip)

<控制方程> (Governing equation):

- 自然属性 (Natural properties):
 - $\circ~
 ho C_p$ [J/m³K]: 体积比热容 (volumetric heat capacity)。
 - \circ λ [J/mKs]: 热导率 (Heat conductivity)。
- ・ 定义 (Definitions):
 - 。 t [s]: 时间 (time)
 - 。 x: 坐标 [m] (coordinate)

 - $\circ q$: 热损失 (heat loss) [J/m³s]。这是一个单位体积、单位时间内的热量变化率。
 - 。 L: 金属棒的长度 [m] (length of a metal bar)

 - 。 T_H : x=L 处的温度 [K] (temperature at x=L),并假设 $T_H>T_L$ 。
- ・ 方程 (Equation):

$$\circ ~
ho C_p rac{\partial T}{\partial t} = \lambda rac{\partial^2 T}{\partial x^2} - q$$

- 这是包含内部热源/热损失项 q 的一维非稳态热传导方程。
- $ho C_p rac{\partial T}{\partial t}$: 单位体积内能随时间的变化率。
- $\lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2}$: 沿x方向通过热传导的能量变化率。
- −q: 表示热损失项。

稳态条件下的方程 (Equation under the steady-state condition):

- 当系统达到稳态时,温度不随时间变化,即 $rac{\partial T}{\partial t}=0$ 。
- 此时,方程简化为: $0=\lambda \frac{d^2T}{dr^2}-q$

- 整理后得到: $\frac{d^2T}{dx^2} = \frac{q}{\lambda}$
 - \circ 注意,偏导数 ∂ 变成了常导数 d,因为在稳态下,温度 T 仅是位置 x 的函数。
 - 。 如果 q=0(无内部热源或热损失),则 $rac{d^2T}{dx^2}=0$,积分两次得到 $T(x)=C_1x+C_2$,即线性温度分布。

<边界条件> (Boundary conditions):

- $T(0) = T_L$ (在 x = 0 处, 温度为 T_L)
- $T(L) = T_H$ (在 x = L 处, 温度为 T_H)
- 这两种都是第一类边界条件 (Dirichlet boundary conditions)。

<模拟条件> (Simulation cases):

情况1: 绝热条件 (Case 1: Adiabatic condition) (断熱)

- 假设 (Assuming): 金属棒的周围由绝缘材料 (Insulating materials) 完美包裹。
- 傅里叶热传导定律 (Fourier's Law of Heat Conduction):
 - 。 $D=-\lambdarac{\partial T}{\partial x}$ [W/m²] (传导热流密度 (conductive heat flux density))
- **说明**: 没有热量从棒的表面损失,因此热损失项 q [J/m³s] 为零。
- ・ 稳态方程 (Steady-state equation):
 - $\cdot \quad \frac{d^2T}{dr^2} = 0 \ (因为 \ q = 0)$

情况2: 对流热损失 (假设1) (Case 2: Convective heat loss (assumption 1))

- 说明: 在金属棒置于空气中的实际情况下,由于对流 (Convection),热量会从表面损失。
- ・ 牛顿冷却定律 (Newton's Law of Cooling):
 - 。 $C=h(T_s-T_a)$ [W/m²] (对流热流密度 (convective heat flux density))
 - 。 h: 对流换热系数 (heat transfer coefficient) [W/m²K]
 - \cdot T_s : 固体表面温度 (Surface temperature)
 - \circ T_a : 周围流体 (空气) 的温度 (Ambient air temperature)
- **假设模型**: 对流热损失不依赖于位置 x,而是由金属棒表面与空气之间的**最大温差**引起。热损失项 q [J/m³s] 使用一个系数 A [W/m³K] 建模如下:

$$q = A(T_H - T_a) \, ext{[J/m³s]}$$

- 为了得到一个简单的精确解,假设:
 - $A = \frac{2\lambda}{L^2}$
 - 。 (注意: 此处 A 的单位是 W/m³K。原笔记中 $A[1/m^2s]$ 的单位不正确。物理意义上 A 将温差转换为单位体积 热损失率。)

情况3: 对流热损失 (假设2) (Case 3: Convective heat loss (assumption 2))

- ・ **说明**: 与情况2条件相同,但对流热损失模型更精确,使用表面与环境之间的**实际温差** T(x) 和环境温度 $T_a=T_L$ (假设环境温度等于棒的冷端温度 T_L),使用一个系数 A [W/m 3 K]。
 - 。 $q = A(T(x) T_a)$ [J/m³s] (其中 $T_a = T_L$)
- 为了得到一个简单的精确解,假设 (A is defined as):
 - 。 $A=rac{2h}{R'}$ (这里的 A 应该具有单位 W/m³K)
 - 。 其中 h 是热传递系数 (heat transfer coefficient) [W/m²K], R' 是棒的**半径 (radius)** [m] (若 R' 为直径,则 $A=\frac{4h}{R'}$).

<理论解> (Theoretical solutions):

情况1: 绝热条件 (Case 1: Adiabatic condition)

- ・ 求解控制方程 (Solve the governing equation (GE) of): $rac{d^2T}{dx^2}=0$
- 在边界条件 (under the boundary conditions (BCs) of) 下:
 - $T(0) = T_L$
 - $T(L) = T_H$
- <推导过程> (Derivation):
 - i. 微分方程 (Differential equation): $rac{d^2T}{dx^2}=0$
 - ii. 通解 (General solution):

$$\frac{dT}{dx} = C_1$$

$$T(x) = C_1 x + C_2$$

iii. 应用边界条件 (Applying B.C.):

$$T(0) = T_L \Rightarrow C_1(0) + C_2 = T_L \Rightarrow C_2 = T_L$$

$$T(L) = T_H \Rightarrow C_1(L) + C_2 = T_H \Rightarrow C_1L + T_L = T_H \Rightarrow C_1 = \frac{T_H - T_L}{L}$$

iv. 特解 (Specific solution):

$$T(x) = \left(\frac{T_H - T_L}{L}\right) x + T_L$$

· <精确解> (The exact solution):

$$T(x) = \frac{x}{L}(T_H - T_L) + T_L$$

。 温度沿棒长呈线性分布。

情况2: 对流热损失 (假设1) (Case 2: Convective heat loss (assumption 1))

- ・ 求解控制方程 (Solve the G.E. of): $rac{d^2T}{dx^2} = A_{const}$
 - 。 其中 $A_{const}=rac{2}{L^2}(T_H-T_L)$ (这是 q/λ ,这里的 A_{const} 是一个特定假设值,使得解简化)
- ・ 在边界条件 (with the BCs of) 下:
 - $T(0) = T_L$
 - $T(L) = T_H$
- <推导过程> (Derivation):
 - i. 微分方程 (Differential equation): $rac{d^2T}{dx^2} = A_{const}$
 - ii. 通解 (General solution):

$$\frac{dT}{dx} = A_{const}x + C_1$$

$$T(x) = \frac{1}{2}A_{const}x^2 + C_1x + C_2$$

iii. 应用边界条件 (Applying B.C.):

$$T(0) = T_L \Rightarrow \frac{1}{2}A_{const}(0)^2 + C_1(0) + C_2 = T_L \Rightarrow C_2 = T_L$$

$$T(L) = T_H \Rightarrow rac{1}{2} A_{const} L^2 + C_1 L + C_2 = T_H$$

$$\frac{1}{2}A_{const}L^{2}+C_{1}L+T_{L}=T_{H}$$

$$C_1L = T_H - T_L - \frac{1}{2}A_{const}L^2$$

将
$$A_{const} = \frac{2}{L^2}(T_H - T_L)$$
 代入:

$$C_1 L = T_H - T_L - \frac{1}{2} \left(\frac{2}{L^2} (T_H - T_L) \right) L^2 = T_H - T_L - (T_H - T_L) = 0$$

$$\Rightarrow C_1 = 0$$

i∨. 特解 (Specific solution):

$$T(x) = rac{1}{2}A_{const}x^2 + T_L$$

$$T(x) = \frac{1}{2} \left(\frac{2}{L^2} (T_H - T_L) \right) x^2 + T_L$$

$$T(x)=rac{x^2}{L^2}(T_H-T_L)+T_L$$

• <精确解> (The exact solution):

$$T(x) = \left(rac{x}{L}
ight)^2 \left(T_H - T_L
ight) + T_L$$

。 温度沿棒长呈抛物线分布。

情况3: 对流热损失 (假设2) (Case 3: Convective heat loss (assumption 2))

- ・ 求解控制方程 (Solve the G.E. of): $rac{d^2T}{dx^2}=A(T-T_L)$
 - 。 其中 $A=rac{2h}{\lambda R'}$ (这里的 A 的单位是 $1/m^2$ 。原 $q=A_q(T-T_L)$ 中的 A_q 单位为 W/m^3K ,则此处的 $A=A_q/\lambda$)
- ・ 在边界条件 (with the BCs of) 下:

$$T(0) = T_L$$

$$\cdot T(L) = T_H$$

・ 变量代换 (Variable substitution): \diamondsuit $au=T-T_L$ 。则 $rac{d^2 au}{dx^2}=rac{d^2T}{dx^2}$.

方程变为:
$$rac{d^2 au}{dx^2}=A au\Rightarrowrac{d^2 au}{dx^2}-A au=0$$

・ 变换后的边界条件 (Transformed B.C.):

$$\sigma = au(0) = T(0) - T_L = T_L - T_L = 0$$

$$\cdot \quad au(L) = T(L) - T_L = T_H - T_L = \Delta T$$

- <推导过程> (Derivation):
 - i. 特征方程 (Characteristic equation): $m^2-A=0 \Rightarrow m=\pm \sqrt{A}$
 - ii. au(x) 的通解 (General solution for au(x)):

$$au(x) = C_1 e^{\sqrt{A}x} + C_2 e^{-\sqrt{A}x}$$

或者使用双曲函数:
$$\tau(x) = K_1 \cosh(\sqrt{A}x) + K_2 \sinh(\sqrt{A}x)$$

iii. 应用变换后的边界条件 (Applying transformed B.C.):

$$\tau(0) = 0 \Rightarrow C_1 + C_2 = 0 \Rightarrow C_2 = -C_1.$$

(Using sinh/cosh: $K_1 \cosh(0) + K_2 \sinh(0) = 0 \Rightarrow K_1 = 0$. So $au(x) = K_2 \sinh(\sqrt{A}x)$)

$$au(L) = \Delta T \Rightarrow K_2 \sinh(\sqrt{A}L) = \Delta T \Rightarrow K_2 = rac{\Delta T}{\sinh(\sqrt{A}L)}$$

iv. au(x) 的特解 (Specific solution for au(x)):

$$au(x) = rac{\Delta T}{\sinh(\sqrt{A}L)} \sinh(\sqrt{A}x) = (T_H - T_L) rac{\sinh(\sqrt{A}x)}{\sinh(\sqrt{A}L)}$$

v. T(x) 的特解 (Specific solution for T(x)):

$$T(x) = au(x) + T_L = (T_H - T_L) rac{\sinh(\sqrt{A}x)}{\sinh(\sqrt{A}L)} + T_L$$

· <精确解> (The exact solution):

$$T(x) = (T_H - T_L) rac{\sinh(\sqrt{A}x)}{\sinh(\sqrt{A}L)} + T_L$$

- 。 其中 (where) $A=\frac{2h}{\lambda R'}$. (原笔记中为 α , 且定义为 $\alpha=A/\lambda=2h/\lambda R$, 这里的 A 与微分方程中的 A 一致。)
- $\circ ~ \sinh(z) \equiv rac{e^z e^{-z}}{2}$

<离散化> (Discretization):

推导离散化方程的过程是 (The processes for deriving the discretized equation are):

- 1. (1) 定义网格和节点 (Define grids and nodes) (格子, 节点)
- 2. (2) 离散化控制方程 (Discretize governing equations)
- 3. (3) 引入迭代法 (Introduce an iterative method) (反復法)
- 4. (4) 绘制流程图 (Draw a flowchart)

(1) 使用示意图定义控制体积、网格和节点 (Define the control volume, grids, and nodes using schematics.)

- **系统**: 长度为 L 的金属棒,左端温度 T_L ,右端温度 T_H 。
- **离散化:** 金属棒沿长度方向划分为一系列**节点 (nodes)**: $0,1,2,\ldots,i-1,i,i+1,\ldots,N,N+1$.
 - T_i : 节点 i 处的温度。
 - 普通节点 (o nodes): 内部节点 (internal nodes)。
 - 。 固定节点 (● fixed nodes): 边界节点 (boundary nodes) (0 和 N+1).
 - **控制体积 (Control Volume, C.V.)** (検査体積): 围绕每个内部节点 i 定义。
 - Δx_i : 节点 i 处的控制体积宽度。
- <变量定义> (Definition of variables):

- 。 i: 节点编号 (Node number)
 - (i = 0: x = 0) 处的节点, i = N + 1: x = L 处的节点)
- T_i : 在节点 i 处的温度 (Temperature at node i)
 - $(T_0 = T_L, T_{N+1} = T_H; 即边界条件 (B.C.))$
- Δx_i : 在节点 i 处的控制体积宽度 (Width of C.V. at node i)
 - $(\Delta x_0 = \Delta x_{N+1} = 0$ 在某些定义中)
- \circ N: 内部节点数量 (Number of internal nodes) (总节点数为 N+2)
- 当使用均匀网格分辨率时 (When a uniform grid resolution is used), $\Delta x = L/(N+1)$ (如果 N 是内部节点数,则有 N+1 个间距)。或者,如果 N 是控制体积数量, $\Delta x = L/N$.
 - 。 (注: 笔记中 Δx = L/N . 若 N 是内部节点数,共 N+2 个点,则有 N+1 个等长段。若 N 是CV数量,每个CV宽度为 $\Delta x=L/N$,节点 0 和 N+1 为边界。)
- i=0 和 i=N+1 被定义是为了程序的一致性。

(2) 推导离散化方程 (Derive the discretized equations).

• 控制方程的通用形式 (The G.E, in general form, is written as):

$$\frac{d^2T}{dx^2} = \frac{q}{\lambda}$$
 (稳态)

有限差分法 (Finite Difference Method, FDM):

- 导数项使用泰勒级数展开 (Taylor series expansion) 进行离散化。
- $T(x \pm \Delta x) = T(x) \pm \frac{dT}{dx} \Delta x + \frac{1}{2} \frac{d^2T}{dx^2} (\Delta x)^2 \pm \dots$
- 二阶导数的中心差分近似 (Central difference approximation for the second derivative):

$$\frac{d^2T}{dx^2} \approx \frac{T(x+\Delta x)-2T(x)+T(x-\Delta x)}{(\Delta x)^2}$$

$$\Rightarrow \frac{T_{i+1}-2T_i+T_{i-1}}{(\Delta x)^2}$$

有限体积法 (Finite Volume Method, FVM):

- 方程首先在**控制体积 (control volume)** 上进行**积分 (integration)**,然后对积分后的方程中的**表面通量项 (surface flux terms)** 进行近似。
- 高斯积分定理 (Gauss's integral theorem): 对于一个矢量场 u 和一个控制体积 CV:

$$\int_{CV} (\nabla \cdot \mathbf{u}) dV = \oint_{S} \mathbf{u} \cdot d\mathbf{S}$$

- 。 dV: 体积元 (volume element).
- \circ $d\mathbf{S}$: 面元矢量 (surface element vector) ($\mathbf{n}dS$).
- \circ S: 控制体积的表面 (surface covering the CV).
- 。 **含义**: 控制体积内 $\nabla \cdot \mathbf{u}$ 的总和 = 通过表面 S 上 \mathbf{u} 的净通量。

应用FVM到一维热传导方程 (Applying FVM to 1D HCE) (Page 10 of original notes):

• 对控制方程在节点 i 的控制体积 (CV) 上积分:

$$\int_{CV} rac{d^2T}{dx^2} dx = \int_{CV} rac{q}{\lambda} dx$$

· LHS (Left Hand Side):

$$\int_{CV} \frac{d}{dx} \left(\frac{dT}{dx} \right) dx = \left[\frac{dT}{dx} \right]_{w}^{e} = \left(\frac{dT}{dx} \right)_{e} - \left(\frac{dT}{dx} \right)_{w}$$

- \circ 下标 e 和 w 分别代表控制体积的东、西界面。
- 界面梯度的近似 (Approximation of interface gradients):
 - $\circ~\left(rac{dT}{dx}
 ight)_epproxrac{T_{i+1}-T_i}{\delta x_e}$ (其中 $\delta x_e=x_{i+1}-x_i$ 是节点 i 和 i+1 之间的距离)
 - 。 $\left(rac{dT}{dx}
 ight)_wpproxrac{T_i-T_{i-1}}{\delta x_w}$ (其中 $\delta x_w=x_i-x_{i-1}$ 是节点 i-1 和 i 之间的距离)
 - 。(原笔记符号: $\left(\frac{dT}{dx}\right)_e=\frac{T_{i+1}-T_i}{0.5(\Delta x_{i+1}+\Delta x_i)}$, $\left(\frac{dT}{dx}\right)_w=\frac{T_i-T_{i-1}}{0.5(\Delta x_i+\Delta x_{i-1})}$.这里的 $0.5(\Delta x_k+\Delta x_j)$ 指的是节点k,j 间的距离。)
- · RHS (Right Hand Side):

$$\int_{CV}rac{q}{\lambda}dxpprox\left(rac{q_i}{\lambda}
ight)\Delta X_i$$
 (其中 q_i 是节点 i 处的源项, ΔX_i 是节点 i 的控制体积宽度)

・ 离散方程 (Discretized equation):

$$rac{T_{i+1}-T_i}{\delta x_e}-rac{T_i-T_{i-1}}{\delta x_w}=\left(rac{q_i}{\lambda}
ight)\Delta X_i$$

对于均匀网格 (uniform grid), $\delta x_e = \delta x_w = \Delta X_i = \Delta x$:

$$\frac{T_{i+1}-2T_i+T_{i-1}}{(\Delta x)^2}=rac{q_i}{\lambda}$$
 (与FDM形式相同)

・ 整理为系数形式 (Arranging in coefficient form):

$$C_e(T_{i+1}-T_i)-C_w(T_i-T_{i-1})=S_u\Delta X_i$$
 (这里的 $S_u=q_i/\lambda$)

$$C_e T_{i+1} + C_w T_{i-1} - (C_e + C_w) T_i = S_u \Delta X_i$$

其中
$$C_e = \frac{1}{\delta x_e}$$
, $C_w = \frac{1}{\delta x_w}$.

$$\diamondsuit C_o = C_e + C_w$$
.

$$T_i = rac{1}{C_o} \left(C_e T_{i+1} + C_w T_{i-1} - S_u \Delta X_i
ight)$$

$$T_i = rac{C_e T_{i+1} + C_w T_{i-1} - (q_i/\lambda)\Delta X_i}{C_e + C_w}$$

。 (原笔记系数 $C_e=1/(0.5(\Delta x_i+\Delta x_{i+1}))$, $C_w=1/(0.5(\Delta x_i+\Delta x_{i-1}))$. 这里 0.5(...) 为节点间距。)

(3) 应用迭代法 (Apply the iterative method). (Page 11 of original notes)

• 对于 i = 1, ..., N:

$$T_1=rac{1}{C_o}(C_eT_2+C_wT_0-(q_1/\lambda)\Delta X_1)$$
 (T_0 是 B.C.) $T_2=rac{1}{C}(C_eT_3+C_wT_1-(q_2/\lambda)\Delta X_2)$

...

$$T_N=rac{1}{C_o}(C_eT_{N+1}+C_wT_{N-1}-(q_N/\lambda)\Delta X_N)$$
 (T_{N+1} 是 B.C.)

- 这是一个包含 N 个未知数 T_1, \ldots, T_N 的 N 个线性代数方程组。
- 由于方程是隐式形式 (implicit form) (陰的), 需要迭代求解。
- 迭代法步骤 (Iterative method steps) (例如, 求解 g(x)=0):
 - i. 将 g(x) = 0 重新排列为 x = f(x) 的形式。
 - ii. 假设一个初始值 $x^{(0)}$,并使用 $x^{(k+1)}=f(x^{(k)})$ 计算下一步的值。
 - iii. 如果 $x^{(k+1)} pprox x^{(k)}$ (收敛),则该值是解。否则,用 $x^{(k+1)}$ 替换 $x^{(k)}$ 并重复。
- 雅可比法 (Jacobi Method):

使用上一迭代步 (k) 的值来计算当前迭代步 (k+1) 的所有 T_i :

$$T_i^{(k+1)} = rac{1}{C_o} \left(C_e T_{i+1}^{(k)} + C_w T_{i-1}^{(k)} - (q_i/\lambda) \Delta X_i
ight)$$

• 重复计算所有 T_i (从 i=1 到 N) 直到 $T_i^{(k+1)}$ 和 $T_i^{(k)}$ 之间的差异足够小 (满足收敛准则)。

(4) 绘制流程图 (Draw the flow chart). (Page 12 of original notes)

- 1. START (开始)
- 2. 定义变量和系数 (Define variables and coefficients):
 - 温度数组 T[0...N+1]
 - 系数 C_o, C_e, C_w (对于每个内部节点或全局, 取决于网格)
- 3. 设置初始条件和边界条件 (Set Initial Guess & Boundary Conditions):
 - 对所有内部节点 $i=1\dots N$, 设置初始猜测值 (Initial Guess), 例如 $T_i^{(0)}=T_L$.

- 设置边界条件: $T_0 = T_L$, $T_{N+1} = T_H$.
- 将初始猜测值存为上一迭代值 $T_i^P=T_i^{(0)}$.
- 4. **迭代计算循环** (Iteration Loop):
 - k = 0, 1, 2, ... (迭代计数器)
 - 对所有内部节点 i = 1 到 N 进行计算 (Loop for i = 1 to N):

$$T_i^{(k+1)} = rac{1}{C_o} \left(C_e T_{i+1}^{(k)} + C_w T_{i-1}^{(k)} - (q_i/\lambda) \Delta X_i
ight)$$

(注意: $T_0^{(k)}$ 和 $T_{N+1}^{(k)}$ 始终是固定的边界值 T_L 和 T_H)

- 5. 收敛检查 (Convergence Check):
 - 计算最大绝对差值 (或相对差值) $max_diff = \max_{i=1...N} |T_i^{(k+1)} T_i^{(k)}|$.
 - If $max_diff < \epsilon$ (预设的收敛容差 (tolerance))?
 - · Yes (是): 迭代收敛, END (结束).
 - 。 No (否):
 - 更新旧值: $T_i^{(k)} \leftarrow T_i^{(k+1)}$ for all $i=1\dots N$. (或者 $T_i^P \leftarrow T_i^{(k+1)}$)
 - $k \leftarrow k+1$.
 - 返回到步骤 4 (迭代计算循环)。

二、有限体积法 (Finite Volume Method, FVM) 推导热传导方程离散格式筆記

第一部分: 一维稳态热传导 (1D Steady-State Heat Conduction)

- 1. 问题背景 (Problem Background)
 - ・ 控制方程 (Governing Equation):
 - 一维稳态热传导方程 (1D Steady-State Heat Conduction Equation) 如下:

$$\frac{d^2T}{dx^2} = \frac{q(x)}{\lambda}$$

其中:

- ∘ T: 温度 (Temperature) [K]
- 。 x: 空间坐标 (Spatial Coordinate) [m]
- q(x): 单位体积热汇项 (Volumetric Heat Sink Term) [J/m³s 或 W/m³]。若 q(x)>0,代表热汇 (heat sink);若 q(x)<0,代表热源 (heat source)。
- 。 λ : 材料的热导率 (Thermal Conductivity) [J/mKs 或 W/mK]。
- 目标 (Objective):

推导出用于计算节点 i 处温度 T_i 的离散方程 (Discretized Equation)。

2. 有限体积法步骤 (FVM Steps)

- ・ 步骤1: 控制体积积分 (Control Volume Integration)
 - 。 选取节点 i 周围的一个控制体积 (Control Volume, CV),西边界 w 位于节点 i-1 和 i 的中点,东边界 e 位于节点 i 和 i+1 的中点。控制体积宽度为 Δx_i 。
 - 将控制方程在控制体积 CV 上积分:

$$\int_{CV}rac{d^2T}{dx^2}dx=\int_{CV}rac{q}{\lambda}dx$$

左边积分得到(表示通过东边界流出的热通量减去通过西边界流入的热通量,乘以单位面积,此处简化为单位面积上的通量差):

$$\left(\frac{dT}{dx}\right)\Big|_e - \left(\frac{dT}{dx}\right)\Big|_w$$

• 右边积分 (假设 q 和 λ 在控制体积内为常数或平均值):

$$\frac{q}{\lambda}\Delta x_i$$

· 积分后的平衡方程 (Balance Equation):

$$\left(rac{dT}{dx}
ight) \Big|_e - \left(rac{dT}{dx}
ight) \Big|_w = rac{q}{\lambda} \Delta x_i$$

- ・ 步骤2: 界面通量近似 (Approximation of Interface Fluxes)
 - 使用中心差分 (Central Difference) 近似控制体积界面上的温度梯度:
 - 东边界 e 处的梯度 (Gradient at east face):

$$\left(rac{dT}{dx}
ight)ig|_epproxrac{T_{i+1}-T_i}{0.5(\Delta x_{i+1}+\Delta x_i)}$$

(节点 i 和 i+1 之间的距离为 $0.5\Delta x_i + 0.5\Delta x_{i+1}$)

西边界 w 处的梯度 (Gradient at west face):

$$\left(rac{dT}{dx}
ight)igg|_w pprox rac{T_i - T_{i-1}}{0.5(\Delta x_i + \Delta x_{i-1})}$$

(节点 i-1 和 i 之间的距离为 $0.5\Delta x_{i-1}+0.5\Delta x_i$)

- ・ 步骤3: 代入并整理 (Substitution and Rearrangement)
 - 。 将近似的梯度代入积分平衡方程:

$$\left[rac{T_{i+1}-T_i}{0.5(\Delta x_{i+1}+\Delta x_i)}
ight]-\left[rac{T_i-T_{i-1}}{0.5(\Delta x_i+\Delta x_{i-1})}
ight]=rac{q}{\lambda}\Delta x_i$$

。 整理后 (将第二项的分子分母同乘-1,并改变符号):

$$rac{T_{i+1}-T_i}{0.5(\Delta x_{i+1}+\Delta x_i)}+rac{T_{i-1}-T_i}{0.5(\Delta x_i+\Delta x_{i-1})}=rac{q}{\lambda}\Delta x_i$$

- ・ 步骤4: 引入系数 (Introducing Coefficients)
 - 。 定义系数 C_e 和 C_w :
 - $C_e = \frac{1}{0.5(\Delta x_{i+1} + \Delta x_i)}$ (东向系数)
 - $C_w = \frac{1}{0.5(\Delta x_i + \Delta x_{i-1})}$ (西向系数)
 - 注意:图片底部 "Here," 部分对 C_e 的定义 C_e = 1 / (0.5($\Delta x_{i+1} + \Delta x_{i+1}$)) = 1/ Δx_{i+1} 可能是在均匀网 格 $\Delta x_i = \Delta x_{i+1}$ 条件下的简化,或特定假设下的形式。推导过程中使用的 $C_e = \frac{1}{0.5(\Delta x_{i+1} + \Delta x_i)}$ 更具 一般性,适用于非均匀网格。
 - 。 方程变为:

$$C_e(T_{i+1}-T_i)+C_w(T_{i-1}-T_i)=rac{q}{\lambda}\Delta x_i$$

- ・ 步骤5: 求解 T_i (Solving for T_i)
 - 。 展开上式:

$$C_eT_{i+1} - C_eT_i + C_wT_{i-1} - C_wT_i = \frac{q}{\lambda}\Delta x_i$$

• 整理关于 T_i 的项:

$$(C_e+C_w)T_i=C_eT_{i+1}+C_wT_{i-1}-rac{q}{\lambda}\Delta x_i$$

- 。 定义 $C_0 = C_e + C_w$ (中心节点系数)
- 。 最终得到 T_i 的表达式:

$$T_i = rac{1}{C_0} \left[C_e T_{i+1} + C_w T_{i-1} - rac{q}{\lambda} \Delta x_i
ight]$$

总结 (Summary)

通过有限体积法的积分和离散化步骤,从偏微分形式的稳态热传导方程得到了中心节点i的温度 T_i 与其相邻节点及热源/汇项相关的代数方程。这种方法的核心是保证每个控制体积内的热量守恒 (Heat Conservation)。

第二部分: 附录与二维热传导方程介绍 (Appendix and Introduction to 2D Heat Conduction)

(附录)

- 三种情况的理论解 (The theoretical solutions for three cases):
 - 。 Case 1 (情况1): 两端固定温度,无内热源 (Fixed temperatures at ends, no internal heat source)
 (形式上更像是两端固定温度,而不是绝热边界)

$$T(x) = rac{x}{L}(T_H - T_L) + T_L$$

描述两端温度分别为 T_L (x=0) 和 T_H (x=L),无内热源 (q(x)=0) 的线性温度分布。

Case 2 (情况2): 有均匀热源/汇 (Uniform heat source/sink)

$$T(x) = rac{q}{2\lambda} x^2 + \left(rac{T_H - T_L}{L} - rac{qL}{2\lambda}
ight) x + T_L$$

描述两端温度固定,但杆内存在均匀体积热源/汇 q 的抛物线型温度分布。

- 特殊条件: 当 $q=rac{2\lambda}{L^2}(T_H-T_L)$ 时,方程简化为 $T(x)=rac{T_H-T_L}{L^2}x^2+T_L$ 。
- Case 3 (情况3): 热源/汇与局部温度相关 (Source/sink dependent on local temperature)

$$T(x) = (T_H - T_L) rac{\sinh(\sqrt{A}x)}{\sinh(\sqrt{A}L)} + T_L, \quad
ot \sharp \ H = rac{2h}{\lambda R}$$

(常见于肋片 (fin) 温度分布,或侧面对流换热)

- 针对 Case 3 的离散方程修正 (Discretized equation re-modeled for Case 3):
 - 。 **说明:** 当源项 q(x) 是温度 T(x) 的函数时 (例如 q(x) 包含 T(x)),直接使用前述离散格式可能导致数值解不收敛 (non-convergence)。需将此依赖关系显式包含在离散方程中。
 - ◎ 源项的表达 (Source term expression):

假设 Case 3 的源项可表示为 $q(x)=\lambda A(T(x)-T_L)$ (此处的 q(x) 代表额外热量生成,若为热损失,则符号相反,或在代入时调整)。

那么原控制方程中 (q/λ) 项变为 $A(T(x)-T_L)$ 。

积分源项:

$$\int_{CV} rac{q(x)}{\lambda} dx pprox A(T_i - T_L) \Delta x_i$$

(假设 $T(x) \approx T_i$ 在 CV 内)

◎ 修正后的离散方程 (Modified discretized equation):

原始离散方程为: $C_e(T_{i+1}-T_i)+C_w(T_{i-1}-T_i)=rac{q_{ext}}{\lambda}\Delta x_i$ 。

如果源项是 $q_{src}(x)=f(T(x))$,例如 $q_{src}(x)/\lambda=-A(T_i-T_L)$ (表示与温度相关的热损失项,正比于 T_i-T_L)。

则平衡方程为:

$$C_e(T_{i+1} - T_i) + C_w(T_{i-1} - T_i) = -A(T_i - T_L)\Delta x_i$$

整理 T_i 项:

$$C_e T_{i+1} - C_e T_i + C_w T_{i-1} - C_w T_i = -A T_i \Delta x_i + A T_L \Delta x_i$$

$$(C_e + C_w + A\Delta x_i)T_i = C_eT_{i+1} + C_wT_{i-1} + AT_L\Delta x_i$$

$$\Rightarrow C_0 = C_e + C_w:$$

$$(C_0 + A\Delta x_i)T_i = C_eT_{i+1} + C_wT_{i-1} + A\Delta x_iT_L$$

 \circ 最终 T_i 的迭代表达式 (Iterative expression for T_i):

$$T_i = rac{1}{C_0 + A\Delta x_i} \left[C_e T_{i+1} + C_w T_{i-1} + A\Delta x_i T_L
ight]$$

◦ 迭代法 (Iterative method) 注解:

适用于 $f(x) = 0 \Rightarrow x = g(x) \Rightarrow x_{k+1} = g(x_k)$ 形式的迭代求解。

2. 二维热传导方程的数值模拟 (Numerical simulation of two-dimensional heat conduction equation (2D HCE))

- ・ (示意图):
 - 二维方形区域 (边长 L), 坐标轴 x, y。 温度分布 T(x, y), 热源 q(x, y)。
- ・ (目的):
 - · 将有限体积法 (FVM) 扩展到二维场。
 - 。 离散化二维热传导方程 (Discretize 2D HCE)。
 - 。 对二维场的温度分布进行数值模拟。
 - 。 考虑从一维到二维、三维的扩展。
- ・ (控制方程):
 - Definitions (定义):
 - t: 时间 (time) [s]
 - x, y: 坐标 (coordinate) [m]
 - T(t,x,y): 温度 (temperature) [K]
 - q(x,y): 热损失 (heat loss) [J/m³s] (注意: 若定义为热损失,在方程中通常带负号或方程本身形式不同)
 - L: 方形板边长 (length of a square plate) [m]
 - T_L : 低温 (low temperature) [K]
 - T_H : 高温 (high temperature) [K]
 - $ho C_p$: 体积比热容 (volumetric specific heat) [J/m³K]
 - · Governing equation (GE) (控制方程 瞬态):

$$ho C_p rac{\partial T}{\partial t} = \lambda \left(rac{\partial^2 T}{\partial x^2} + rac{\partial^2 T}{\partial y^2}
ight) - q$$

(若 q 为热损失,则方程右边是导热项减去热损失项)

变形:

$$rac{\partial T}{\partial t} = lpha \left(rac{\partial^2 T}{\partial x^2} + rac{\partial^2 T}{\partial y^2}
ight) - rac{q}{
ho C_p}$$

其中 $\alpha = \lambda/(\rho C_p)$ 称为 **热扩散率 (Thermal diffusivity)** [m²/s]。

 \circ Steady-state equation (稳态方程) ($\partial T/\partial t=0$):

$$\lambda \left(rac{\partial^2 T}{\partial x^2} + rac{\partial^2 T}{\partial y^2}
ight) - q = 0$$

或者:

$$rac{\partial^2 T}{\partial x^2} + rac{\partial^2 T}{\partial y^2} = rac{q}{\lambda}$$

此为 偏微分方程 (Partial Differential Equation, PDE)。

• 与一维方程对比:

一维稳态: $\frac{d^2T}{dx^2}=rac{q}{\lambda}$ (常微分方程 (Ordinary Differential Equation, ODE))。

第三部分: 二维稳态热传导仿真案例 (2D Steady-State Heat Conduction Simulation Cases)

假设内部存在均匀热源/汇。若 q 定义为热损失,则方程中 q/λ 项应理解为 $-q_{loss}/\lambda$;若 q 定义为热源,则为 q_{source}/λ 。图片中方程写为 q/λ ,通常 q 指热源。这里按图片方程形式,假定 q 为热源项值。

Case 1: 边界为固定温度 (Fixed temperature at boundaries) - Dirichlet

• 描述: 上边界 (y=L) 温度为 T_H ,其余三边温度为 T_L 。内部均匀热源 q=1 [J/m³s] (假设)。

・ 控制方程 (Governing equation):

$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} = \frac{q}{\lambda}$$

- ・ 边界条件 (Boundary condition):
 - $T(x,y=L)=T_H$
 - $T(x,y=0) = T_L$
 - $T(x=0,y)=T_L$
 - $T(x=L,y)=T_L$

Case 2: 边界也为固定温度 (Fixed temperature also at boundaries) - Dirichlet

- 描述: 上、下边界温度为 T_L ,左、右边界温度为 T_H 。内部均匀热源 q=1 [J/m³s] (假设)。
- ・ 控制方程 (Governing equation):

$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} = \frac{q}{\lambda}$$

- ・ 边界条件 (Boundary condition):
 - $T(x,y=0) = T_L$
 - $T(x,y=L)=T_L$
 - $T(x=0,y)=T_H$
 - $T(x=L,y)=T_H$

Case 3: 通过对流假设热交换 (Heat exchange by convection) - Robin

- 描述: 四个边界均通过对流方式与环境温度为 T_H 的流体进行热交换。
- 对流换热 (Convection Heat Transfer):

热流密度 (Heat flux density) $q_{conv} = h(T_s - T_a)$

- ∘ h: 对流换热系数 (Heat transfer coefficient) [W/m²K]
- \cdot T_s : 表面温度 (Surface temperature)
- 。 T_a : 环境温度 (Ambient temperature)

• 控制方程 (Governing equation): (内部仍可有源项 q)

$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} = \frac{q}{\lambda}$$

・ 边界条件 (Boundary condition) (基于能量守恒:离开固体的导热热流 = 离开固体的对流热流):

设外法向为 \mathbf{n} ,则离开固体的导热热流密度为 $-\lambda(\nabla T \cdot \mathbf{n})$ 。

• 左边界 (x=0, $\mathbf{n}=(-1,0)$):

$$-\lambda \left(rac{\partial T}{\partial x}
ight) igg|_{x=0} \cdot (-1) = \lambda \left(rac{\partial T}{\partial x}
ight) igg|_{x=0} = h(T(0,y) - T_H)$$

(图片公式为: $-\lambda(\partial T/\partial x)|_{x=0}=h(T(0,y)-T_H)$ 。这暗示 $\partial T/\partial x$ 在此被视为沿+x方向的梯度。)

• 右边界 (x = L, $\mathbf{n} = (1, 0)$):

$$-\lambda \left(rac{\partial T}{\partial x}
ight)igg|_{x=L}\cdot (1) = -\lambda \left(rac{\partial T}{\partial x}
ight)igg|_{x=L} = h(T(L,y)-T_H)$$

(图片公式同此。)

。 下边界 (y = 0, $\mathbf{n} = (0, -1)$):

$$-\lambda \left(rac{\partial T}{\partial y}
ight)igg|_{y=0}\cdot (-1)=\lambda \left(rac{\partial T}{\partial y}
ight)igg|_{y=0}=h(T(x,0)-T_H)$$

(图片公式为:
$$-\lambda(\partial T/\partial y)|_{y=0} = h(T(x,0)-T_H)$$
。)

。 上边界 (y=L, ${f n}=(0,1)$):

$$-\lambda \left(rac{\partial T}{\partial y}
ight) \Big|_{y=L} \cdot (1) = -\lambda \left(rac{\partial T}{\partial y}
ight) \Big|_{y=L} = h(T(x,L) - T_H)$$

(图片公式同此。)

注: 为与图片保持一致, 下面采用图片给出的边界条件梯度项。理解时需注意法线方向和热流方向。

。 左边界 (Left boundary,
$$x=0$$
): $-\lambda\left(rac{\partial T}{\partial x}
ight)igg|_{x=0}=h(T(0,y)-T_H)$

。 右边界 (Right boundary,
$$x=L$$
): $-\lambda\left(rac{\partial T}{\partial x}
ight)igg|_{x=L}=h(T(L,y)-T_H)$

。 下边界 (Bottom boundary,
$$y=0$$
): $-\lambda\left(rac{\partial T}{\partial y}
ight)igg|_{y=0}=h(T(x,0)-T_H)$

。 上边界 (Top boundary,
$$y=L$$
): $-\lambda\left(rac{\partial T}{\partial y}
ight)igg|_{y=L}=h(T(x,L)-T_H)$

・ (泊松方程):

一般形式:
$$abla^2 \phi(\mathbf{x}) = S(\mathbf{x})$$

二维笛卡尔坐标:
$$\frac{\partial^2 \phi}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 \phi}{\partial y^2} = S(x,y)$$

(热传导问题中 $\phi=T,\,S=q/\lambda$ 或 $-q/\lambda$ 取决于 q 定义)。若 S=0,则为 **拉普拉斯方程 (Laplace equation)**。

第四部分: 二维稳态热传导方程的离散化 (Discretization of 2D Steady-State HCE)

(离散化)

- 1. 定义网格 (Define grids)
- 2. **离散化方程 (Discretize the equation/equations)**
- 3. 应用迭代方法 (Apply an iterative method)
- 4. 绘制流程图 (Draw a flowchart)

(1) 定义控制体积、网格和节点 (Define the control volume, grids, and nodes)

- ・ 索引 (Indices):
 - I: x方向的节点编号 (Node number in x-direction)
 - J: y方向的节点编号 (Node number in y-direction)
- 温度 (Temperature): $T_{I,J}$ 为节点 (I,J) 处的温度。
- ・ 控制体积尺寸 (CV dimensions):
 - Δx_I : 控制体积 (I,J) 在 x 方向的长度。
 - Δy_J : 控制体积 (I,J) 在 y 方向的长度。
 - 。 注:图片中 Δx_0 = Δx_{N+1} = 0 的表述不寻常,通常边界节点关联半个控制体积,或此为特定边界处理方式。
- ・ 网格划分 (Gridding):
 - $\circ N$: 每个方向上的内部节点/单元数量 (Number of internal nodes/cells in each direction)。
 - 。 均匀网格 (Uniform grid): $\Delta x = L/N_x$, $\Delta y = L/N_y$ 。
- ・ 索引约定 (Index convention): 大写 I,J 表示控制体积中心节点;小写 i,j (或 e,w,n,s) 表示控制体积界面。

(2) 推导离散方程 (Derive the discretized equations)

・ 控制方程 (Governing Equation):

$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} = \frac{q}{\lambda}$$

・ 控制体积积分 (Control Volume Integration):

对节点 (I,J) 的控制体积 CV (面积 $A_{CV}=\Delta x_I\Delta y_J$) 进行积分:

$$\iint_{CV} \left(rac{\partial^2 T}{\partial x^2} + rac{\partial^2 T}{\partial y^2}
ight) dx dy = \iint_{CV} rac{q}{\lambda} dx dy$$

・ 左边项 (LHS) - x方向 (x-direction):

$$\iint_{CV} rac{\partial^2 T}{\partial x^2} dx dy = \int_{\Delta y_J} \left[\int_{\Delta x_J} rac{\partial^2 T}{\partial x^2} dx
ight] dy = \left[\left(rac{\partial T}{\partial x}
ight) \Big|_e - \left(rac{\partial T}{\partial x}
ight) \Big|_w
ight] \Delta y_J$$

界面梯度近似 (Interface gradient approximations):

- 。 东界面 (East face, e): $\left(\frac{\partial T}{\partial x}\right)\bigg|_{e}pprox rac{T_{I+1,J}-T_{I,J}}{0.5(\Delta x_{I+1}+\Delta x_{I})}$
- 。 西界面 (West face, w): $\left(\frac{\partial T}{\partial x}\right)\bigg|_{w}pprox rac{T_{I,J}-T_{I-1,J}}{0.5(\Delta x_I+\Delta x_{I-1})}$
- ・ 左边项 (LHS) y方向 (y-direction):

$$\iint_{CV} rac{\partial^2 T}{\partial y^2} dx dy = \int_{\Delta x_I} \left[\int_{\Delta y_J} rac{\partial^2 T}{\partial y^2} dy
ight] dx = \left[\left(rac{\partial T}{\partial y}
ight) \Big|_n - \left(rac{\partial T}{\partial y}
ight) \Big|_s
ight] \Delta x_I$$

界面梯度近似 (Interface gradient approximations):

- 。 北界面 (North face, n): $\left(rac{\partial T}{\partial y}
 ight)igg|_npproxrac{T_{I,J+1}-T_{I,J}}{0.5(\Delta y_{J+1}+\Delta y_J)}$
- 。 南界面 (South face, s): $\left(\frac{\partial T}{\partial y}\right)\Big|_{s} pprox rac{T_{I,J}-T_{I,J-1}}{0.5(\Delta y_J+\Delta y_{J-1})}$
- 右边项 (RHS) 源项 (Source term):

假设 q 和 λ 在 CV 内为常数或平均值 $q_{I,J}, \lambda_{I,J}$:

$$\iint_{CV} rac{q}{\lambda} dx dy pprox rac{q_{I,J}}{\lambda_{I,J}} \Delta x_I \Delta y_J$$

・ 组合各项 (Combining terms):

将上述各项代入积分后的方程,并整理(将减项的分子分母同乘-1后变加号):

$$\left[rac{T_{I+1,J}-T_{I,J}}{0.5(\Delta x_{I+1}+\Delta x_I)}+rac{T_{I-1,J}-T_{I,J}}{0.5(\Delta x_I+\Delta x_{I-1})}
ight]\Delta y_J+\left[rac{T_{I,J+1}-T_{I,J}}{0.5(\Delta y_{J+1}+\Delta y_J)}+rac{T_{I,J-1}-T_{I,J}}{0.5(\Delta y_J+\Delta y_{J-1})}
ight]\Delta x_I=rac{q_{I,J}}{\lambda_{I,J}}\Delta x_I$$

• 引入系数 (Introducing coefficients):

$$C_e(T_{I+1,J}-T_{I,J})+C_w(T_{I-1,J}-T_{I,J})+C_n(T_{I,J+1}-T_{I,J})+C_s(T_{I,J-1}-T_{I,J})=\tfrac{q_{I,J}}{\lambda_{I,J}}\Delta x_I\Delta y_J$$
 其中:

$$\circ~~C_e=rac{\Delta y_J}{0.5(\Delta x_{I+1}+\Delta x_I)}$$
 (东向系数)

$$\circ \;\; C_w = rac{\Delta y_J}{0.5(\Delta x_I + \Delta x_{I-1})}$$
 (西向系数)

$$\circ \ \ C_n = rac{\Delta x_I}{0.5(\Delta y_{I+1} + \Delta y_I)} \ (北向系数)$$

。
$$C_s = rac{\Delta x_I}{0.5(\Delta y_J + \Delta y_{J-1})}$$
 (南向系数)

(这些系数可视为 $\lambda rac{A_{face}}{L_{nodes}}$ 中的几何部分,因为方程已除以 λ)

・ 整理求解 $T_{I,J}$ (Arranging for $T_{I,J}$):

$$(C_e+C_w+C_n+C_s)T_{I,J}=C_eT_{I+1,J}+C_wT_{I-1,J}+C_nT_{I,J+1}+C_sT_{I,J-1}-rac{q_{I,J}}{\lambda_{I,J}}\Delta x_I\Delta y_J$$
 令 $C_0=C_e+C_w+C_n+C_s$ (中心节点系数):
$$C_0T_{I,J}=C_eT_{I+1,J}+C_wT_{I-1,J}+C_nT_{I,J+1}+C_sT_{I,J-1}-rac{q_{I,J}}{\lambda_{I,J}}\Delta x_I\Delta y_J$$

最终 $T_{I,J}$ 的迭代表达式:

$$T_{I,J} = rac{1}{C_0} \left[C_e T_{I+1,J} + C_w T_{I-1,J} + C_n T_{I,J+1} + C_s T_{I,J-1} - rac{q_{I,J}}{\lambda_{I,J}} \Delta x_I \Delta y_J
ight]$$

<1D and 2D to 3D> (从一维、二维到三维的推广)

・ 一维 (1D HCE): $C_0=C_e+C_w$

$$T_I = rac{1}{C_0} \left[C_e T_{I+1} + C_w T_{I-1} - rac{q_I}{\lambda_I} \Delta x_I
ight]$$

$$C_e = \frac{1}{0.5(\Delta x_{I+1} + \Delta x_I)}, C_w = \frac{1}{0.5(\Delta x_I + \Delta x_{I-1})}$$

・ 二维 (2D HCE): (如上推导) $C_0=C_e+C_w+C_n+C_s$

$$T_{I,J} = rac{1}{C_0} \left[C_e T_{I+1,J} + C_w T_{I-1,J} + C_n T_{I,J+1} + C_s T_{I,J-1} - rac{q_{I,J}}{\lambda_{I,J}} \Delta x_I \Delta y_J
ight]$$

• **三维 (3D HCE):** 增加前(f)/后(b)方向的通量。 $C_0=C_e+C_w+C_n+C_s+C_f+C_b$

$$T_{I,J,K} = rac{1}{C_0} \left[C_e T_{I+1,J,K} + C_w T_{I-1,J,K} + C_n T_{I,J+1,K} + C_s T_{I,J-1,K} + C_f T_{I,J,K+1} + C_b T_{I,J,K-1} - rac{q_{I,J,K}}{\lambda_{I,J,K}} \Delta x_I \Delta x$$

三维系数 (3D Coefficients):

$$\circ~~C_e=rac{\Delta y_J\Delta z_K}{0.5(\Delta x_{I+1}+\Delta x_I)}$$

$$\circ~~C_w=rac{\Delta y_J\Delta z_K}{0.5(\Delta x_I+\Delta x_{I-1})}$$

$$\circ~~C_n=rac{\Delta x_I\Delta z_K}{0.5(\Delta y_{J+1}+\Delta y_J)}$$

$$\cdot \ C_s = rac{\Delta x_I \Delta z_K}{0.5(\Delta y_J + \Delta y_{J-1})}$$

。
$$C_f = rac{\Delta x_I \Delta y_J}{0.5(\Delta z_{K+1} + \Delta z_K)}$$
 (前向, Front)

。
$$C_b = rac{\Delta x_I \Delta y_J}{0.5(\Delta z_K + \Delta z_{K-1})}$$
 (后向, Back)

• 说明:

- I, J, K 分别为 x, y, z 方向的节点索引。下标 e, w, n, s, f, b 表示各方向的界面。
- 处理低维问题时,只需移除不出现的方向的相关系数即可。
- \circ 控制体积微元 dV (离散为 ΔV) 随维度变化:

• 1D:
$$\Delta V = \Delta x_I$$

• 2D:
$$\Delta V = \Delta x_I \Delta y_J$$

• 3D:
$$\Delta V = \Delta x_I \Delta y_J \Delta z_K$$

第五部分: 迭代求解方法 (Iterative Solution Methods)

(3) 应用迭代方法 (Apply the iterative method)

离散方程形如 $T_{node} = f(T_{neighbors}, Source)$,即 x = g(x),适合迭代求解。

用 T^p 表示上一次迭代的预测值 (Predicted/Previous value)。

・ (雅可比法):

计算新值 $T_{I,J}$ 时,右侧所有邻居节点均使用上一步迭代 k 的值 $T^p (=T^k)$ 。

$$T_{I,J}^{k+1} = rac{1}{C_0} \left[C_e T_{I+1,J}^p + C_w T_{I-1,J}^p + C_n T_{I,J+1}^p + C_s T_{I,J-1}^p - rac{q_{I,J}}{\lambda_{I,J}} \Delta x_I \Delta y_J
ight]$$

・ (高斯-赛德尔法):

若按特定顺序 (如 I 从小到大,J 从小到大) 更新节点,则 $T_{I-1,J}$ 和 $T_{I,J-1}$ 在计算 $T_{I,J}$ 时已经更新为当前迭代步 k+1 的值。

$$T_{I,J}^{k+1} = rac{1}{C_0} \left[C_e T_{I+1,J}^k + C_w T_{I-1,J}^{k+1} + C_n T_{I,J+1}^k + C_s T_{I,J-1}^{k+1} - rac{q_{I,J}}{\lambda_{I,J}} \Delta x_I \Delta y_J
ight]$$

(使用同一迭代步内已计算出的最新值)

· <Successive Over-Relaxation (SOR) method> (逐次超松弛法):

引入松弛因子 (Relaxation Factor) ω (图片中用 β) 来加速或稳定收敛。

i. 首先用高斯-赛德尔法计算一个临时值 $T_{I,J}^{st}$:

$$T_{I,J}^* = rac{1}{C_0} \left[C_e T_{I+1,J}^k + C_w T_{I-1,J}^{k+1} + C_n T_{I,J+1}^k + C_s T_{I,J-1}^{k+1} - rac{q_{I,J}}{\lambda_{I,J}} \Delta x_I \Delta y_J
ight]$$

ii. 然后通过松弛更新 $T_{I,J}^{k+1}$:

$$T_{I,J}^{k+1} = T_{I,J}^k + \omega (T_{I,J}^* - T_{I,J}^k)$$

或者写为 (等价于图片中的形式,若 $T'_{I,J}=T^*_{I,J}$ 且 $\omega=\beta$):

$$T_{I,J}^{k+1}=(1-\omega)T_{I,J}^k+\omega T_{I,J}^*$$

- $\omega = 1$: 退化为高斯-赛德尔法。
- $0<\omega<1$: 欠松弛 (Under-relaxation), 用于改善某些非线性或耦合问题的收敛稳定性。
- $\sim 1 < \omega < 2$: 超松弛 (Over-relaxation), 通常用于加速线性问题的收敛。
- 。 图片中提及 "β is called relaxation coefficient taken values less than 1",这通常指欠松弛。但方法名称为 SOR, 一般指超松弛。实际应用中 ω 的选择对收敛性至关重要。

三、二维稳态热传导方程离散化笔记

第一部分: 问题回顾与FVM离散 (2D Steady Heat Conduction)

1. 控制方程 (Governing Equation)

二维稳态热传导方程 (2D steady-state heat conduction equation) 如下:

$$rac{\partial^2 T}{\partial x^2} + rac{\partial^2 T}{\partial y^2} = rac{q(x,y)}{\lambda}$$

其中:

- T 是温度 (temperature)
- x, y 是空间坐标 (coordinates)
- λ 是热导率 (thermal conductivity)
- q(x,y) 是单位体积的热源/热沉项 (heat source/sink term per unit volume)。
 - 如果 q>0,表示吸热(热沉, heat sink)。
 - 如果 q < 0,则表示产热(热源, heat source)。
 - 题目中 " $q(x,y)/\lambda$ " 整体作为热沉项。

2. 离散化目标 (Discretization Objective)

求解离散网格点 (i,j) 上的温度 $T_{i,j}$ 。 i 和 j 分别是 x 和 y 方向的网格编号。

3. 网格系统 (Grid System)

- 控制体积 (Control Volume, CV) 围绕节点 (i, j)。
- Δx_i 是节点 i 处控制体积在 x 方向的宽度。
- Δy_i 是节点 j 处控制体积在 y 方向的高度。
- 控制体积的东(e)、西(w)、北(n)、南(s)界面分别位于相邻节点之间的中点。
 - 东界面 e 位于节点 (i, j) 和 (i + 1, j) 的中间。
 - 西界面 w 位于节点 (i,j) 和 (i-1,j) 的中间。

4. 有限体积法 (Finite Volume Method, FVM) - 积分 (Integration)

对控制方程在每个控制体积上进行积分:

$$\int_{CV} \left(rac{\partial^2 T}{\partial x^2} + rac{\partial^2 T}{\partial y^2}
ight) dx dy = \int_{CV} rac{q}{\lambda} dx dy$$

• **左侧 (扩散项, Diffusion Term)**: 利用高斯散度定理 (Gauss's divergence theorem),将二阶偏导数的体积分转化为一阶偏导数(热通量, heat flux)在控制体表面的面积分:

$$\int_{CV} \left(rac{\partial^2 T}{\partial x^2} + rac{\partial^2 T}{\partial y^2}
ight) dx dy = \int \left(\left. rac{\partial T}{\partial x}
ight|_e - \left. rac{\partial T}{\partial x}
ight|_w
ight) dy + \int \left(\left. rac{\partial T}{\partial y}
ight|_n - \left. rac{\partial T}{\partial y}
ight|_s
ight) dx$$

近似为:

$$\left(\left. rac{\partial T}{\partial x} \right|_e
ight) \Delta y_j - \left(\left. rac{\partial T}{\partial x} \right|_w
ight) \Delta y_j + \left(\left. rac{\partial T}{\partial y} \right|_p
ight) \Delta x_i - \left(\left. rac{\partial T}{\partial y} \right|_s
ight) \Delta x_i$$

• 右侧 (源项, Source Term): 源项的体积分近似为控制体积中心处的值乘以体积:

$$\int_{CV} rac{q}{\lambda} dx dy pprox \left(rac{q_{i,j}}{\lambda}
ight) \Delta x_i \Delta y_j$$

5. 界面通量近似 (Interface Flux Approximation)

控制体界面上的温度梯度 (temperature gradient) 使用中心差分格式 (central difference scheme) 近似:

• 东界面 *e*:

$$\left. rac{\partial T}{\partial x} \right|_c pprox rac{T_{i+1,j} - T_{i,j}}{0.5(\Delta x_{i+1} + \Delta x_i)}$$

• 西界面 w:

$$\left. rac{\partial T}{\partial x}
ight|_w pprox rac{T_{i,j} - T_{i-1,j}}{0.5(\Delta x_i + \Delta x_{i-1})}$$

• 北界面 *n*:

$$\left. rac{\partial T}{\partial y}
ight|_n pprox rac{T_{i,j+1} - T_{i,j}}{0.5(\Delta y_{j+1} + \Delta y_j)}$$

• 南界面 s:

$$\left. rac{\partial T}{\partial y} \right|_s pprox rac{T_{i,j} - T_{i,j-1}}{0.5(\Delta y_j + \Delta y_{j-1})}$$

6. 最终离散方程 (Final Discretized Equation)

将近似代入积分后的方程,整理后得到 $T_{i,j}$ 的代数方程。

一种常见形式是:

$$C_e T_{i+1,j} + C_w T_{i-1,j} + C_n T_{i,j+1} + C_s T_{i,j-1} - (C_e + C_w + C_n + C_s) T_{i,j} = \left(rac{q_{i,j}}{\lambda}
ight) \Delta x_i \Delta y_j$$

其中系数 (coefficients) 定义为:

•
$$C_e = \frac{\Delta y_j}{0.5(\Delta x_{i+1} + \Delta x_i)}$$

•
$$C_w = rac{\Delta y_j}{0.5(\Delta x_i + \Delta x_{i-1})}$$

•
$$C_n = \frac{\Delta x_i}{0.5(\Delta y_{j+1} + \Delta y_j)}$$

•
$$C_s = rac{\Delta x_i}{0.5(\Delta y_j + \Delta y_{j-1})}$$

这些 C 系数代表节点 (i,j) 与其相邻节点之间的"热导" (thermal conductance)。

第二部分: 离散方程的通用形式与系数 (General Form and Coefficients)

1. 通用离散方程 (General Discretized Equation)

标准的代数方程形式为:

$$A_P T_P = A_E T_E + A_W T_W + A_N T_N + A_S T_S + S_W$$

对应于上一节的推导,令
$$P=(i,j), E=(i+1,j), W=(i-1,j), N=(i,j+1), S=(i,j-1)$$
:
$$(C_e+C_w+C_n+C_s)T_{i,j}=C_eT_{i+1,j}+C_wT_{i-1,j}+C_nT_{i,j+1}+C_sT_{i,j-1}-\left(\frac{q_{i,j}}{\lambda}\right)\Delta x_i\Delta y_j$$

注意: 这里假设 q 为热沉 (heat sink),所以源项 $S_u=-(q_{i,j}/\lambda)\Delta x_i\Delta y_j$ 。如果 q 为热源 (heat source),则 $S_u=(q_{i,j}/\lambda)\Delta x_i\Delta y_j$ (若 q 本身带符号,则为 $+(q_{i,j}/\lambda)\Delta x_i\Delta y_j$)。

中心节点系数 $A_P=C_o=C_e+C_w+C_n+C_s$ 。

页面上的形式整理为求解 $T_{i,j}$:

$$T_{i,j} = rac{1}{C_o} \left[C_e T_{i+1,j} + C_w T_{i-1,j} + C_n T_{i,j+1} + C_s T_{i,j-1} - \left(rac{q}{\lambda}
ight) \Delta x_i \Delta y_j
ight]$$

(源项符号取决于 q 的定义,若 q/λ 是热沉项,移到右边应为负号,除非 q 本身是负值代表吸热。按第一页推导, q/λ 在等号右边是正的,则移项后 S_p 应为 $+(q/\lambda)\Delta x_i\Delta y_j$ (如果q是热源)。)

2. 系数定义 (Coefficients Definition)

•
$$C_e = rac{\Delta y_j}{0.5(\Delta x_i + \Delta x_{i+1})}$$

•
$$C_w = rac{\Delta y_j}{0.5(\Delta x_i + \Delta x_{i-1})}$$

•
$$C_n = \frac{\Delta x_i}{0.5(\Delta y_j + \Delta y_{j+1})}$$

•
$$C_s = rac{\Delta x_i}{0.5(\Delta y_j + \Delta y_{j-1})}$$

•
$$C_o = C_e + C_w + C_n + C_s$$

3. 均匀网格示例 (Uniform Grid Example)

如果网格是均匀的 (uniform grid),即 $\Delta x_i = \Delta x$ (对所有 i) 且 $\Delta y_j = \Delta y$ (对所有 j)。

• 对于内部节点 (internal node):

$$\cdot C_e = \frac{\Delta y}{\Delta x}$$

$$C_w = \frac{\Delta y}{\Delta x}$$

$$C_n = \frac{\Delta x}{\Delta y}$$

$$C_s = \frac{\Delta x}{\Delta y}$$

・ 特殊情况: 如果 $\Delta x = \Delta y$ (方形网格, square grid):

则对于内部节点,
$$C_e=C_w=C_n=C_s=1$$
。

4. 边界节点示例 (Boundary Node Example)

计算第一个节点 (i=1) 的西侧系数 C_w :

• 假设 I=0 是左边界 (left boundary),并且 $\Delta x_0=0$ 。

•
$$C_w(I=1)=rac{\Delta y_j}{0.5(\Delta x_1+\Delta x_0)}=rac{\Delta y_j}{0.5\Delta x_1}$$

• 如果此时 $\Delta y_j=\Delta x_1$ (即第一个单元是方形的),那么 $C_w(I=1)=rac{\Delta x_1}{0.5\Delta x_1}=2$ 。

5. 结论性示意图

一个位于角落的方形单元,如果其相邻"虚拟"节点的控制体积宽度/高度为0 (e.g., $\Delta x_{i-1}=0, \Delta x_{i+1}=0, \Delta y_{j-1}=0, \Delta y_{j+1}=0$),且 $\Delta x=\Delta y$:

•
$$C_e = \frac{\Delta y}{0.5\Delta x} = 2$$

•
$$C_w = \frac{\Delta y}{0.5\Delta x} = 2$$

•
$$C_n = \frac{\Delta x}{0.5\Delta y} = 2$$

•
$$C_s = \frac{\Delta x}{0.5\Delta y} = 2$$

这通常用于处理某些类型的边界条件 (boundary conditions),如绝热边界 (adiabatic boundary)或对称边界 (symmetry boundary)。

四、一维非稳态热传导方程的数值模拟 (Numerical simulation of one-dimensional unsteady heat conduction equation - 1D UHCE)

第一部分:问题描述与控制方程

1. (示意图)

• 模拟对象与#02(可能是稳态问题)相同,但包含温度分布的时间变化。即 T=T(x,t)。

• 示意图描述:

- 。 一维杆件,长度为 L。
- 。 左端 (x=0): 恒定低温 T_L [K] (边界条件, Boundary Condition, B.C.)。
- 。 右端 (x=L): 恒定高温 T_H [K],且 $T_H>T_L$ (边界条件, B.C.)。
- 。 不同时刻的温度分布曲线:
 - t=0: 初始时刻 (initial time),整个杆件温度为 T_L (初始条件, Initial Condition, I.C.)。
 - t, τ (不同时间点): 温度曲线向最终稳态分布演变。
 - 虚线: 稳态 (steady-state) 温度分布 (线性)。此时 $\frac{\partial^2 T}{\partial x^2}=0$ 。

2. (目的)

- 理解非稳态模拟 (unsteady simulations) 的本质 (显式 (explicit) 和隐式方法 (implicit methods))。
- 对一维非稳态热传导方程 (1D UHCE) 的控制方程进行离散化 (discretize)。
- 对温度分布进行数值模拟 (numerically simulate)。

3. (控制方程)

- 材料属性 (Material Properties):
 - 。 $ho C_p$ [J/m³K]: 体积热容 (Volumetric heat capacity)。 ho 是密度 (density), C_p 是比热容 (Specific heat capacity)。
 - 。 λ [J/mKs] (或 [W/mK]): 热导率 (Thermal conductivity)。

・ 定义 (Definitions):

- ∘ t: 时间 (time) [s]
- 。 x: 空间坐标 (coordinate) [m]
- $\, \cdot \, T(x,t)$: 温度 (temperature) [K]
- L: 金属杆的长度 (length) [m]
- 。 T_L : x=0 处的温度 [K]
- 。 T_H : x=L 处的温度 [K] (假设 $T_H>T_L$)
- 控制方程 (Governing equation) → 1D UHCE:

$$\rho C_p \frac{\partial T}{\partial t} = \lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2}$$

或者:

$$rac{\partial T}{\partial t} = lpha rac{\partial^2 T}{\partial x^2}$$

其中 $\alpha = \frac{\lambda}{\rho C_n}$ 是热扩散率 (Thermal diffusivity) [m²/s]。

- 玻尔兹曼变换 (Boltzmann Transform) (手写注释):
 - 。 相似变量 (similarity variable): $\eta = rac{x}{2\sqrt{lpha t}}$
 - $\circ \ \ lpha = rac{\lambda}{
 ho C_p} \, ext{[m^2/s]}$
 - $\circ \ T(x,t) o T(\eta)$
 - 。 这是一种将偏微分方程 (PDE) 转化为常微分方程 (ODE) 的解析方法。

4. 边界条件 (Boundary Conditions, BC) 和初始条件 (Initial Condition, IC)

- $T(x=0,t)=T_L$ (狄利克雷边界条件, Dirichlet boundary condition)
- $T(x=L,t)=T_H$ (狄利克雷边界条件, Dirichlet boundary condition)
- $T(x,t=0)=T_L$ (初始条件, Initial condition)

第二部分: 离散化 (Discretization)

1. 推导离散方程的过程

- (1) 定义数值网格 (Define numerical grids)
- (2) 离散化方程 (Discretize the equation)
- (3) 应用迭代方法 (Apply an iterative method) (针对隐式方法)
- (4) 绘制流程图 (Draw a flowchart)

2. (1) 定义数值网格和节点 (Define numerical grids and nodes)

• 一维空间 0 到 L, 离散节点 T_{i-1},T_i,T_{i+1} 。

- 围绕节点 T_i 定义控制体积 (Control Volume, CV), 西边界 w, 东边界 e。
- w 位于 i-1 和 i 中点, e 位于 i 和 i+1 中点。
- ・ 定义:
 - 。 I: 节点编号 (Node number)
 - \circ T_i : 节点 I 处的温度 (Temp. at node I)
 - 。 Δx_i : 控制体积 I 的宽度 (Width of C.V. I)
 - \circ N: 内部计算节点总数 (Total number of internal nodes)。
 - 节点 0 位于 x=0,节点 N+1 位于 x=L。总共 N+2 个节点。
 - $T_0 = T_L, T_{N+1} = T_H$ (边界条件给定)。
 - $\Delta x_0 = \Delta x_{N+1} = 0$ (边界节点处理方式)。
 - Δt : 时间步长 (Time step) [s]。

3. (2) 从控制方程推导离散方程 (Derive discretized equations)

控制方程:

$$\rho C_p \frac{\partial T}{\partial t} = \lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2}$$

应用FVM,对1D UHCE在一个CV上进行积分 (dV=Adx,A为横截面积,可约去):

$$\int_{CV}
ho C_p rac{\partial T}{\partial t} dx = \int_{CV} \lambda rac{\partial^2 T}{\partial x^2} dx$$

区别于稳态方程,存在储能项 (Storage term): $ho C_p rac{\partial T}{\partial t}$.

• 右侧项 (RHS) 离散化 (Discretization of Right-Hand Side): (同1D稳态)

$$\int_{CV} \lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} dx = \lambda \left(\left. \frac{\partial T}{\partial x} \right|_e - \left. \frac{\partial T}{\partial x} \right|_w \right)$$

界面梯度近似 (Gradient approximation at interfaces):

$$\left. rac{dT}{dx}
ight|_e = rac{T_{i+1} - T_i}{\delta x_e} = rac{T_{i+1} - T_i}{0.5(\Delta x_{i+1} + \Delta x_i)}$$

$$\left. rac{dT}{dx}
ight|_w = rac{T_i - T_{i-1}}{\delta x_w} = rac{T_i - T_{i-1}}{0.5(\Delta x_i + \Delta x_{i-1})}$$

(这里的 Δx_k 是节点 k 对应控制体积的宽度, $\delta x_e, \delta x_w$ 是节点间距)

• 左侧项 (LHS) 离散化 (Discretization of Left-Hand Side - Time Term):

定义 $t=n\Delta t$ 时刻的离散温度为 $T_i^n=T(x_i,n\Delta t)$ 。

时间导数向前差分 (Forward difference for time derivative):

$$\int_{CV}
ho C_p rac{\partial T}{\partial t} dx pprox
ho C_p \left(rac{T_i^{n+1} - T_i^n}{\Delta t}
ight) \Delta x_i$$

组合离散方程 (Combined Discretized Equation):

假设右侧空间导数项中的温度取自 n 时刻 (显式格式, Explicit scheme):

$$ho C_p \Delta x_i rac{T_i^{n+1} - T_i^n}{\Delta t} = \lambda rac{T_{i+1}^n - T_i^n}{0.5(\Delta x_{i+1} + \Delta x_i)} - \lambda rac{T_i^n - T_{i-1}^n}{0.5(\Delta x_i + \Delta x_{i-1})}$$

整理为:

$$C_0(T_i^{n+1} - T_i^n) = C_e(T_{i+1}^n - T_i^n) + C_w(T_{i-1}^n - T_i^n)$$

(教材中的形式,注意西侧项 $T_{i-1}^n-T_i^n$ 意味着从左向右的通量贡献,与 $T_i^n-T_{i-1}^n$ 符号相反,但最终整理系数时效果一致。)

更标准的写法,展开后将所有 T^n 项合并:

$$C_0 T_i^{n+1} = C_e T_{i+1}^n + C_w T_{i-1}^n + (C_0 - C_e - C_w) T_i^n$$

• 系数定义 (Coefficients Definition):

$$\cdot \ C_0 = rac{
ho C_p \Delta x_i}{\Delta t}$$

$$C_e = \frac{\lambda}{0.5(\Delta x_{i+1} + \Delta x_i)} = \frac{\lambda}{\delta x_e}$$

$$C_w = rac{\lambda}{0.5(\Delta x_i + \Delta x_{i-1})} = rac{\lambda}{\delta x_w}$$

第三部分: 显式与隐式方法 (Explicit and Implicit Methods)

对于RHS中 T_{I+1} 和 T_I 的取值时刻,有两种选择:

1. (显式方法, 陽解法)

取时间步 n (上一时间步, previous time step) 的温度值:

$$C_0(T_I^{n+1} - T_I^n) = C_e(T_{I+1}^n - T_I^n) + C_w(T_{I-1}^n - T_I^n)$$

求解 T_I^{n+1} :

$$T_{I}^{n+1} = rac{1}{C_{0}} \left[C_{e} T_{I+1}^{n} + C_{w} T_{I-1}^{n} + (C_{0} - C_{e} - C_{w}) T_{I}^{n}
ight]$$

- T_I^{n+1} 由 n 时刻的已知温度显式确定。
- ・ 计算模板: T_I^{n+1} 依赖于 $T_{I-1}^n, T_I^n, T_{I+1}^n$.

2. (隐式方法, 陰解法)

取时间步 n+1 (当前待求解时间步, current time step) 的温度值:

$$C_0(T_I^{n+1} - T_I^n) = C_e(T_{I+1}^{n+1} - T_I^{n+1}) + C_w(T_{I-1}^{n+1} - T_I^{n+1})$$

整理后:

$$(C_0 + C_e + C_w)T_I^{n+1} = C_e T_{I+1}^{n+1} + C_w T_{I-1}^{n+1} + C_0 T_I^n$$

 $\Leftrightarrow C_d = C_0 + C_e + C_w$:

$$T_I^{n+1} = rac{1}{C_d} \left[C_e T_{I+1}^{n+1} + C_w T_{I-1}^{n+1} + C_0 T_I^n
ight]$$

- T_I^{n+1} 的求解依赖于同一时刻 n+1 的邻近节点温度 T_{I+1}^{n+1} 。
- 形成一个联立方程组 (system of simultaneous equations), 需要求解。
- 计算模板: T_I^{n+1} 依赖于 T_I^n 以及 $T_{I-1}^{n+1}, T_I^{n+1}, T_{I+1}^{n+1}$.

3. (3) 应用迭代方法 (Apply an iterative method) - 针对隐式方法

使用上一次迭代的预测值 T^P (Prediction value) 来计算当前迭代的 T^{n+1}_I :

$$T_{I}^{n+1,(k+1)} = \frac{1}{C_d} \left[C_e T_{I+1}^{n+1,(k)} + C_w T_{I-1}^{n+1,(k)} + C_0 T_{I}^{n} \right]$$

其中 (k) 表示迭代次数。迭代直至 T^{n+1} 收敛 (converge)。

第四部分:收敛准则 (Convergence Criteria) / 稳定性分析 (Stability Analysis)

1. (显式方法)

从
$$T_I^{n+1} = \frac{1}{C_0} \left[C_e T_{I+1}^n + C_w T_{I-1}^n + (C_0 - C_e - C_w) T_I^n \right]$$
可近似认为 $T_I^{n+1} \propto \left(\frac{C_0 - C_e - C_w}{C_0} \right) T_I^n = \left(1 - \frac{C_e + C_w}{C_0} \right) T_I^n$ 。

对于均匀网格 (uniform grid) $\Delta x_i = \Delta x$:

•
$$C_e = C_w = \frac{\lambda}{\Delta x}$$

•
$$C_0 = \frac{\rho C_p \Delta x}{\Delta t}$$

$$\text{III} \ \tfrac{C_e+C_w}{C_0} = \tfrac{2\lambda/\Delta x}{\rho C_n \Delta x/\Delta t} = 2\tfrac{\lambda}{\rho C_n} \tfrac{\Delta t}{\Delta x^2} = 2\alpha \tfrac{\Delta t}{\Delta x^2}.$$

令扩散数 (Diffusion number) $r = \alpha \frac{\Delta t}{\Delta x^2}$ 。

则
$$T_I^{n+1} \propto (1-2r)T_I^n$$
。

为保证数值稳定 (numerical stability)(误差不放大),要求放大因子 (amplification factor) 的绝对值 $|1-2r| \le 1$ 。

•
$$-1 < 1 - 2r \Rightarrow 2r < 2 \Rightarrow r < 1$$

•
$$1-2r \le 1 \Rightarrow -2r \le 0 \Rightarrow r \ge 0$$

所以 $0 \le r \le 1$ 。

为了避免数值震荡 (numerical oscillation),通常要求 $1-2r\geq 0$,即 $2r\leq 1\Rightarrow r\leq \frac{1}{2}$ 。 综合得到稳定性条件 (stability condition):

$$0 \le r \le rac{1}{2} \quad ext{or} \quad lpha rac{\Delta t}{\Delta x^2} \le rac{1}{2}$$

因此,时间步长 (time step) Δt 需满足:

$$\Delta t \leq rac{\Delta x^2}{2lpha}$$

显式方法是 条件稳定 (Conditionally stable)。

2. (隐式方法)

从
$$T_I^{n+1} = \frac{1}{C_d} \left[C_e T_{I+1}^{n+1} + C_w T_{I-1}^{n+1} + C_0 T_I^n \right]$$
,
可近似认为 $T_I^{n+1} \propto \left(\frac{C_0}{C_d} \right) T_I^n = \left(\frac{C_0}{C_0 + C_e + C_w} \right) T_I^n = \left(\frac{1}{1 + \frac{C_e + C_w}{C_0}} \right) T_I^n$ 。

对于均匀网格和扩散数 r:

$$T_I^{n+1} \propto \left(\frac{1}{1+2r} \right) T_I^n$$
 .

放大因子为
$$\frac{1}{1+2r}$$
。由于 $r=\alpha \frac{\Delta t}{\Delta x^2} \geq 0$,

所以
$$0 < \frac{1}{1+2r} \le 1$$
。

这意味着其绝对值总是小于等于1。

隐式方法是 无条件稳定 (Unconditionally stable)。

3. 关于稳定性和准确性的说明

- 数值稳定 (Numerically stable) 和 准确 (Accurate) 是不同的概念。
- 隐式方法数值稳定,意味着计算不会发散 (diverge),但如果时间步长 Δt 过大,虽然稳定,解的准确性 (accuracy) 会很差,因为时间截断误差 (truncation error) 会很大。
- 选择合适的 Δt 需要在稳定性、准确性和计算效率之间权衡。