

7. CONVECÇÃO E ESCOAMENTO 1Dp

7.1 Convecção de Calor 1Dp

7.1.1 Modelo matemático

Na equação de conservação da energia térmica, considerando-se:

- escoamento 1Dp laminar;
- velocidade constante $u > 0$;
- propriedades constantes: ρ , k , c_p ;
- sem geração de calor \dot{q} ;
- sem dissipação viscosa;

obtém-se a eq. de advecção-difusão de calor 1Dp:

$$\underbrace{\text{Pe}}_{\text{advecção}} \frac{dT}{dx} = \underbrace{\frac{d^2T}{dx^2}}_{\text{difusão}} \quad (7.1)$$

$\underbrace{\hspace{10em}}_{\text{convecção}}$

onde

$$\text{Pe} = \frac{\rho u c_p L}{k} = \frac{uL}{\alpha} \quad (\text{n}^\circ \text{ de Peclet, constante}) \quad (7.2)$$

T = temperatura (°C ou K);

u = velocidade (m/s);

x = coordenada espacial (m);

k = condutividade térmica (W/mK);

ρ = massa específica (kg/m³);

c_p = calor específico (J/kg.K);

L = comprimento do domínio de cálculo (m);

α = difusividade térmica (m²/s).

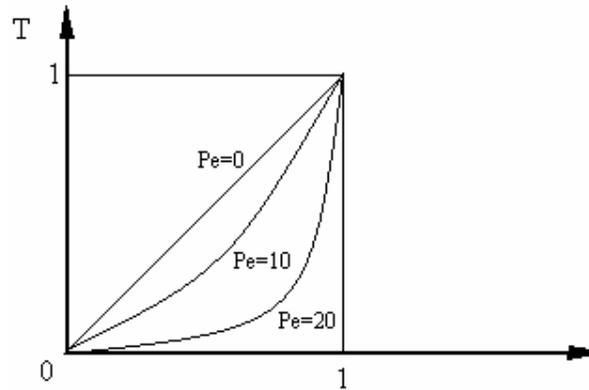
Condições de contorno:

$$T(0) = 0 \quad (7.3)$$

$$T(1) = 1 \quad (7.4)$$

A solução analítica das eqs.(7.1), (7.3) e (7.4) é

$$T = \frac{(e^{x\text{Pe}} - 1)}{(e^{\text{Pe}} - 1)} \quad (7.5)$$



7.1.2 Discretização do modelo matemático

Integrando-se a eq. (7.1) sobre o volume de controle P da fig.7.1, obtém-se

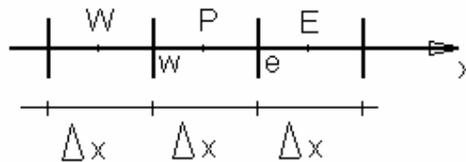


Figura 7.1: Malha 1D uniforme

$$\int_{x_w}^{x_e} Pe \frac{dT}{dx} dx = \int_{x_w}^{x_e} \frac{d^2T}{dx^2} dx \quad (7.6)$$

ou

$$Pe \int_{x_w}^{x_e} dT = \int_{x_w}^{x_e} \frac{d}{dx} \left(\overbrace{\frac{dT}{dx}}^f \right) dx$$

ou ainda

$$Pe \int_{x_w}^{x_e} dT = \int_{x_w}^{x_e} df$$

$$\text{onde } f = \frac{dT}{dx}$$

que resulta em

$$Pe(T_e - T_w) = \left(\frac{dT}{dx} \right)_e - \left(\frac{dT}{dx} \right)_w \quad (7.7)$$

Considerando-se funções lineares para T entre cada par de nós consecutivos, isto é, o esquema CDS, tem-se

$$\left(\frac{dT}{dx}\right)_e \approx \frac{(T_E - T_P)}{\Delta x} \quad \left(\frac{dT}{dx}\right)_w \approx \frac{(T_P - T_W)}{\Delta x} \quad (7.8)$$

$$T_e = \frac{(T_P + T_E)}{2} \quad T_w = \frac{(T_W + T_P)}{2} \quad (7.9)$$

Com as eqs. (7.8) e (7.9) em (7.7),

$$Pe \left[\frac{(T_P + T_E)}{2} - \frac{(T_P + T_W)}{2} \right] = \frac{(T_E - T_P)}{\Delta x} - \frac{(T_P - T_W)}{\Delta x}$$

ou

$$\frac{Pe}{2}(T_E - T_W) = \frac{(T_W + T_E - 2T_P)}{\Delta x} \quad (7.10)$$

Comparando-se a eq.(7.10) a

$$a_P T_P = a_w T_W + a_e T_E + b_P \quad (7.11)$$

obtém-se

$$\text{coeficientes (VC reais, } P=1 \text{ a } N) \left\{ \begin{array}{l} a_w = \frac{1}{\Delta x} + \frac{Pe}{2} \\ a_e = \frac{1}{\Delta x} - \frac{Pe}{2} \\ a_P = \frac{2}{\Delta x} = a_w + a_e \end{array} \right. \quad (7.12)$$

termofonte $\{ b_P = 0 \}$

As CC podem ser aplicadas com volumes fictícios ($P = 0$ e $N + 1$) conforme visto na seção 2.5, com as eqs.(2.27) e (2.31) para $T_A = 0$ e $T_B = 1$.

7.1.3 Algoritmo

1- Ler os dados: Pe, N

2- $\Delta x = \frac{1}{N}$

3- Calcular os coeficientes e termos fontes

4- Resolver o sistema de equações com TDMA

5- Imprimir e visualizar T(x)

7.2 Escoamento 1Dp

7.2.1 Modelo matemático

Na eq. de conservação da quantidade de movimento linear (QML), considerando-se:

- escoamento 1Dp laminar;

- propriedades constantes: ρ , p (pressão), μ (viscosidade);

- com termo fonte;

obtem-se a eq. de Burgers:

$$\text{Re} \frac{du^2}{dx} = \frac{d^2u}{dx^2} + S \quad (7.14)$$

$$\text{onde Re é o nº de Reynolds} \left(\text{Re} = \frac{\rho UL}{\mu}, \text{constante} \right) \quad (7.15)$$

e U é a velocidade de referência (1m/s, neste problema).

Condições de contorno:

$$u(0)=0 \quad (7.16)$$

$$u(1)=1 \quad (7.17)$$

Para

$$S = \text{Re}^2 e^{x\text{Re}} \frac{(2e^{x\text{Re}} - e^{\text{Re}} - 1)}{(e^{\text{Re}} - 1)^2} \quad (7.18)$$

a solução analítica das eqs. (7.14),(7.16) e (7.17) é dada por

$$u = \frac{(e^{x\text{Re}} - 1)}{(e^{\text{Re}} - 1)} \quad (7.19)$$

7.2.2 Discretização do modelo matemático

Interando-se a eq.(7.14) sobre o volume de controle P da fig.7.1, obtém-se

$$\int_{x_w}^{x_e} \text{Re} \frac{du^2}{dx} dx = \int_{x_w}^{x_e} \left[\frac{d^2u}{dx^2} + S \right] dx \quad (7.20)$$

ou

$$\text{Re} \int_{x_w}^{x_e} \overbrace{\frac{d}{dx}(u^2)}^f dx = \int_{x_w}^{x_e} \overbrace{\frac{d}{dx} \left(\frac{du}{dx} \right)}^{fg} dx + \int_{x_w}^{x_e} S dx$$

ou ainda

$$\text{Re} \int_{x_w}^{x_e} \overbrace{d(u^2)}^f = \int_{x_w}^{x_e} \overbrace{d \left(\frac{du}{dx} \right)}^{fg} + S_p \Delta x$$

que resulta em

$$\text{Re}(u_e^2 - u_w^2) = \left(\frac{du}{dx} \right)_e - \left(\frac{du}{dx} \right)_w + S_p \Delta x \quad (7.21)$$

Para resolver u na eq. (7.21), os termos com u^2 têm que ser linearizados, isto é, uma parte deve ser mantida como incógnita no sistema de equações, e a outra parte deve ser considerada conhecida da iteração anterior, ficando nos coeficientes, ou seja:

$$u^2 = u^* u \quad (7.22)$$

$$[A] [u] = [B]$$

Com a eq.(7.22) em (7.21), chega-se a

$$\text{Re}(u_e^* u_e - u_w^* u_w) = \left(\frac{du}{dx} \right)_e - \left(\frac{du}{dx} \right)_w + S_p \Delta x \quad (7.23)$$

Considerando-se funções lineares para u entre cada par de nós consecutivos, isto é, o esquema CDS, tem-se

$$\left(\frac{du}{dx} \right)_e \approx \frac{(u_E - u_P)}{\Delta x} \quad \left(\frac{du}{dx} \right)_w \approx \frac{(u_P - u_W)}{\Delta x} \quad (7.24)$$

$$u_e = \frac{(u_P + u_E)}{2} \quad u_w = \frac{(u_W + u_P)}{2} \quad (7.25)$$

$$u_e^* = \frac{(u_P^* + u_E^*)}{2} \quad u_w^* = \frac{(u_W^* + u_P^*)}{2} \quad (7.26)$$

Com as eqs. (7.24) a (7.26) em (7.23),

$$\text{Re} \left[\frac{(u_p^* + u_e^*)(u_p + u_e)}{2} - \frac{(u_p^* + u_w^*)(u_p + u_w)}{2} \right] = \frac{(u_e - u_p)}{\Delta x} - \frac{(u_p - u_w)}{\Delta x} + S_p \Delta x \quad (7.27)$$

Comparando-se a eq.(7.27) a

$$a_p u_p = a_w u_w + a_e u_e + b_p \quad (7.28)$$

obtém-se

$$\text{coeficientes (VC reais, } P=1 \text{ a } N) \left\{ \begin{array}{l} a_w = \frac{1}{\Delta x} + \frac{(u_p^* + u_w^*)}{4} \text{Re} \\ a_e = \frac{1}{\Delta x} - \frac{(u_p^* + u_e^*)}{4} \text{Re} \\ a_p = \frac{2}{\Delta x} + \frac{\text{Re}}{4} (u_e^* - u_w^*) \end{array} \right. \quad (7.29)$$

termofonte: $\{ b_p = S_p \Delta x \}$

As CC podem ser aplicadas com volumes fictícios ($P = 0$ e $N + 1$) conforme visto na seção 2.5.

7.2.3 Algoritmo

- 1- Ler os dados: Re, N, S (função), I (nº de iterações)
- 2- $\Delta x = \frac{1}{N}$; x_p ($P = 1$ a N)
- 3- Fazer $u_p = 0$ (estimativa inicial) para $P = 0$ a $N + 1$
- 4- Calcular os coeficientes e termos fontes
- 5- Resolver o sistema de equações com o TDMA
- 6- Voltar ao item 4 até atingir I
- 7- Imprimir e visualizar $u(x)$