

11.1 CONVECÇÃO DE CALOR

- Considerando:
- escoamento laminar bidimensional
 - fluido incompressível
 - propriedades variáveis (ρ, μ, c_p, k)
 - coordenadas cartesianas

O modelo matemático de problemas de convecção (forçada/natural) é dado por:

Eq. Conservação da massa:
$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial (\rho u)}{\partial x} + \frac{\partial (\rho v)}{\partial y} = 0 \quad (11.1)$$

Eq. Conservação da quantidade de movimento linear na direção x (QMLx):

$$\frac{\partial (\rho u)}{\partial t} + \frac{\partial (\rho u^2)}{\partial x} + \frac{\partial (\rho v u)}{\partial y} = -\frac{\partial p}{\partial x} + \frac{\partial (\mu \frac{\partial u}{\partial x})}{\partial x} + \frac{\partial (\mu \frac{\partial u}{\partial y})}{\partial y} \quad (11.2)$$

QMLy:

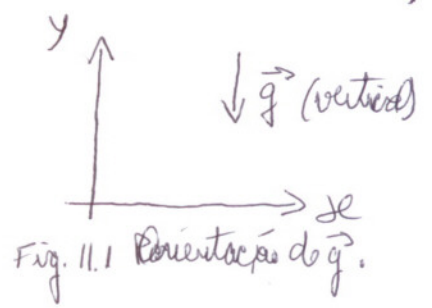
$$\frac{\partial (\rho v)}{\partial t} + \frac{\partial (\rho v^2)}{\partial y} + \frac{\partial (\rho u v)}{\partial x} = -\frac{\partial p}{\partial y} + \frac{\partial (\mu \frac{\partial v}{\partial x})}{\partial x} + \frac{\partial (\mu \frac{\partial v}{\partial y})}{\partial y} + \underbrace{\rho g \beta (T - T_\infty)}_{\text{força de empulso}} \quad (11.3)$$

Eq. Conservação da energia térmica:

$$c_p \frac{\partial (\rho T)}{\partial t} + c_p \frac{\partial (\rho u T)}{\partial x} + c_p \frac{\partial (\rho v T)}{\partial y} = \frac{\partial (k \frac{\partial T}{\partial x})}{\partial x} + \frac{\partial (k \frac{\partial T}{\partial y})}{\partial y} + \dot{q} \quad (11.4)$$

onde

- T = temperatura
- c_p = calor específico à pressão constante
- k = condutividade térmica
- \dot{q} = geração de calor por unidade de volume
- g = módulo da aceleração gravitacional
- T_∞ = T de referência
- β = coeficiente de expansão térmica = $-\frac{1}{\rho} \left(\frac{\partial \rho}{\partial T} \right)_p$



Para gases, $\rho p = \text{constante}$, $p = pRT \rightarrow \beta = \frac{1}{T}$ (11.5)

~~As variáveis seguem as definições do Cap. 10~~

- x, y = coordenadas espaciais
 - t = " temporal
 - u, v = componentes do vetor velocidade (\vec{v}) nas direções x e y
 - p = pressão estática
 - μ = viscosidade absoluta
- INCÓGNITAS: u, v, p, T

O termo $\rho g \beta (T - T_{\infty})$ da Eq. (11.3) representa a aproximação de Boussinesq para convecção natural. [explicitar \neq entre convecção forçada/natural], Ela é usada para considerar ρ constante ~~em~~ em problemas de convecção natural cujo movimento ^{do fluido} é causado pelas diferenças de ρ devido às variações de T .

A discretização das Eqs. (11.1) a (11.4) pode ser feita conforme visto no Cap. 10, observando-se:

$$\int_V \rho g \beta (T - T_{\infty}) dV \approx \rho_P g \beta_P (T_P - T_{\infty}) \Delta V_P \Delta z \quad (11.6)$$

• deve-se usar $(c_p)_P$ na integração da Eq. (11.4)

Algoritmo resumido para solução de regime permanente:

- 1) ler os dados e fazer inicializações para $t = 0$
- 2) estimar U_P^* , v_P^* , T_P^* e T_P^* em $t + \Delta t$
- 3) calcular os coeficientes e fontes da MMLX e MMLY
- 4) resolver a MMLX obtendo U_P^*
- 5) " " MMLY " " v_P^*
- 6) calcular U_e^* e v_n^*
- 7) calcular os coeficientes e fontes da MASSA
- 8) resolver a MASSA obtendo P_P^*
- 9) corrigir U_P^* , v_P^* , U_e^* , v_n^* e T_P^* com P_P^* obtendo U_P , v_P , U_e , v_n e T_P
- 10) calcular os coeficientes e fontes da ENERGIA
- 11) resolver a ENERGIA obtendo T_P
- 12) voltar ao item 2 até satisfazer algum critério de convergência
- 13) pós-processamento

CICLOS:

- a) MASSA: itens 7 a 9 (recomenda-se repetir 2 ou 3 vezes, normalmente)
- b) TRANSIENTE ^{RDAL}: itens 2 a 11 devem ser repetidos até satisfazer algum critério

12 SET 06

CFD-I / GP. II (4)

O algoritmo acima é indicado para problemas de convecção natural, convecção forçada mista (forçada e natural) e hidrodinâmicos (MASSA + ~~ML~~ ML) com $u(T)$. No caso particular de problemas de convecção forçada com u constante, pode-se obter a convergência de u, v e p (ciclos 2 a 9) e depois resolver T (ciclos 10 e 11).

N.3

MODELO k-ε PARA ESCOAMENTOS TURBULENTOS

- FLUIDO INCOMPRESSÍVEL
- ESCOAMENTO TURBULENTO
- ESTADO PERMANENTE
- ESCOAMENTO BIDIMENSIONAL

• escoamento isotérmico

$$\frac{\partial}{\partial x}(\rho U \phi) + \frac{\partial}{\partial y}(\rho V \phi) = \frac{\partial}{\partial x}(\rho \phi \frac{\partial \phi}{\partial x}) + \frac{\partial}{\partial y}(\rho \phi \frac{\partial \phi}{\partial y}) + S \phi \quad (11.27)$$

ONDE

| Equação | ϕ | $\rho \phi$ | $S \phi$ |
|---------|--------|-------------|----------|
| MASSA | 1 | 0 | 0 |

(11.28)

| | | | |
|------|---|------------|--|
| QMLX | U | μ_{ef} | $-\frac{\partial p}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial x}(\mu_{ef} \frac{\partial U}{\partial x}) + \frac{\partial}{\partial y}(\mu_{ef} \frac{\partial V}{\partial x})$ |
|------|---|------------|--|

(11.29)

| | | | |
|------|---|------------|--|
| QMLY | V | μ_{ef} | $-\frac{\partial p}{\partial y} + \frac{\partial}{\partial x}(\mu_{ef} \frac{\partial U}{\partial y}) + \frac{\partial}{\partial y}(\mu_{ef} \frac{\partial V}{\partial y})$ |
|------|---|------------|--|

(11.30)

| ENERGIA CINÉTICA TURBULENTO | k | $\frac{\mu_t}{\sigma_k} + \mu$ | $\rho(P^* - \epsilon)$ |
|-----------------------------|---|--------------------------------|------------------------|
| | | | |

(11.31)

| dissipação de k | ε | $\frac{\mu_t}{\sigma_\epsilon} + \mu$ | $\rho \frac{\epsilon}{k} (C_1 P^* - C_2 \epsilon)$ |
|-----------------|---|---------------------------------------|--|
| | | | |

(11.32)

ONDE

$$\mu_{ef} = \mu_t + \mu \quad (11.33)$$

$$\mu_t = \rho C_\mu \frac{k^2}{\epsilon} \quad (11.34)$$

$$P^* = \mu_t \left[2 \left(\frac{\partial U}{\partial x} \right)^2 + 2 \left(\frac{\partial V}{\partial y} \right)^2 + \left(\frac{\partial U}{\partial y} + \frac{\partial V}{\partial x} \right)^2 \right] \quad (11.35)$$

CONSTANTES:

| | | | |
|----------------|------------------|-------------------------|-----------|
| $C_\mu = 0.09$ | $\sigma_k = 1.0$ | $\sigma_\epsilon = 1.3$ | } (11.36) |
| $C_1 = 1.44$ | $C_2 = 1.92$ | | |

18
 $x, y =$ direções coordenadas

$U, V =$ componentes médias do vetor velocidade em x e y

$P =$ pressão estática média

$\rho =$ massa específica

$k =$ energia cinética turbulenta $\propto \frac{\overline{u^2} + \overline{v^2}}{2}$

$\epsilon =$ dissipação de k

$\mu =$ viscosidade laminar

$\mu_t =$ " turbulenta

$\mu_{ef} =$ " efetiva [centenas ou milhares de vezes μ]

Aproximação de alguns termos:

$$\Delta x \Delta z: \int_{vol} \frac{\partial}{\partial y} \left(\mu_{ef} \frac{\partial v}{\partial x} \right) dx dy dz \approx \left[\left(\mu_{ef} \frac{\partial v}{\partial x} \right)_n - \left(\mu_{ef} \frac{\partial v}{\partial x} \right)_s \right] \Delta x \Delta z \quad (11.37)$$

$$\left(\frac{\partial v}{\partial x} \right)_n \approx \frac{(v_E + v_{NE} - v_W - v_{NW})}{4 \Delta x} \quad (11.38)$$

$$\Delta y \Delta z: \int_{vol} \frac{\partial}{\partial x} \left(\mu_{ef} \frac{\partial u}{\partial y} \right) dx dy dz \approx \left[\left(\mu_{ef} \frac{\partial u}{\partial y} \right)_e - \left(\mu_{ef} \frac{\partial u}{\partial y} \right)_w \right] \Delta y \Delta z \quad (11.39)$$

$$\left(\frac{\partial u}{\partial y} \right)_e \approx \frac{(u_N + u_{NE} - u_S - u_{SE})}{4 \Delta y} \quad (11.40)$$

$$\int_{vol} P^k dx dy dz \approx (\mu_t)_P \left\{ 2 \left(\frac{u_E - u_W}{2 \Delta x} \right)^2 + 2 \left(\frac{v_N - v_S}{2 \Delta y} \right)^2 + \left[\frac{(u_N - u_S)}{2 \Delta y} + \frac{(v_E - v_W)}{2 \Delta x} \right]^2 \right\} \Delta x \Delta y \Delta z \quad (11.41)$$

Algoritmo:

1) Ler dados

2) Inicializações

3) calcular propriedades (μ , σ , k , β , μ_t , μ_{ef})

4) resolver u^*

5) " v^*

6) " p^*

7) conexões com p^*

8) resolver k

9) " ξ

10) voltar ao item 3 até convergir

11) Pós-processamento