

Transferência de Calor 1



Guedes, Luiz Carlos Vieira.

**G924t Transferência de calor : um / Luiz Carlos
Vieira Guedes. – Varginha, 2015.
21 slides; il.**

**Sistema requerido: Adobe Acrobat Reader
Modo de Acesso: World Wide Web**

**1. Calor – Transmissão. I. Título. II.
Fundação de Ensino e Pesquisa- FEPESMIG**

**CDD: 621.4022
AC: 115602**

Elaborado por: Isadora Ferreira CRB-06 31/06

Convecção:

Convecção natural sobre placas verticais de altura

D. Neste caso, usamos as seguintes equações:

$$\text{Nu} = 0,555 \times \text{Gr}^{1/4} \times \text{Pr}^{1/4} \quad \text{onde, } \text{Nu} = \frac{h \cdot L}{k}$$

Espessura da camada limite:

$$\delta = \frac{5x}{\sqrt{\text{Re}}}$$

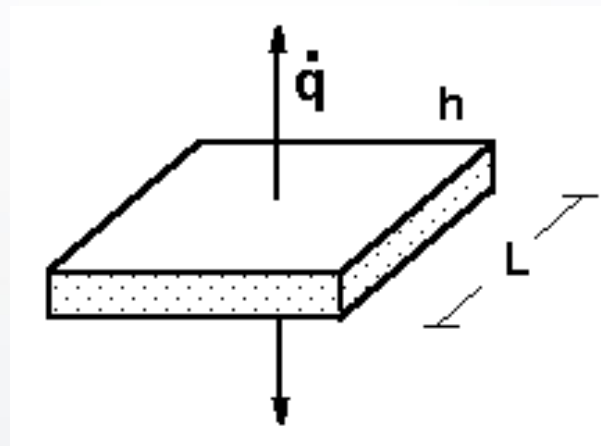


1- Em uma placa plana de 150 X 100 mm, eletricamente aquecida, a máxima temperatura permissível no centro da placa é 135 °C. Para este caso específico o número de Grashof é $2,2 \times 10^7$ e o número de Prandt é 0,7. Sabendo que a equação empírica, obtida como auxílio da análise dimensional, que descreve a convecção natural (regime laminar) em uma placa plana é dada pela equação:

$$\text{Nu} = 0,555 \times \text{Gr}^{1/4} \times \text{Pr}^{1/4}$$

onde, $\text{Nu} = \frac{h \cdot L}{k}$

Calcular o fluxo de calor transferido por convecção, por ambos lados da placa, para o ar atmosférico a 25 °C
($k = 0,026 \text{ Kcal/h.m.}^\circ\text{C}$).



Resposta:

$$\text{Nu} = \frac{h \cdot L}{k_{ar}} = 0,555 \times \text{Gr}^{1/4} \times \text{Pr}^{1/4}$$

$$\frac{h \times 0,15}{0,026} = 0,555 \times (2,2 \times 10^7)^{1/4} \times (0,7)^{1/4} \Rightarrow h = 6,03 \text{Kcal/h.m}^2.\text{°C}$$



O fluxo de calor por convecção é dado pela equação de Newton:

$$\dot{q} = h.A.\Delta T = 6,03 \times [2 \times (0,10 \times 0,15)] \times (135 - 25)$$

$$\dot{q} = 19,86 \text{ Kcal/h}$$



2- O cárter de um automóvel tem aproximadamente 0,6 m de comprimento, 0,2 m de largura e 0,1 m de profundidade. Supondo que a temperatura superficial seja 350 K, calcule a taxa do fluxo de calor do cárter para o ar atmosférico a 276 K e a uma velocidade de 30 m/s.



Suponha que a vibração do motor e do chassi provoque a transição do escoamento laminar para o turbulento tão próximo da borda frontal que, para fins práticos, a camada limite é turbulenta em toda a superfície. Despreze a radiação, e utilize, para as superfícies frontal e traseira, o mesmo coeficiente médio de transferência de calor por convecção que o da parte inferior e das laterais. Numero de Nusselt em regime turbulento:



Numero de Nusselt em regime turbulento:

$$Nu = \frac{h L}{k} = 0,036 Pr^{\frac{1}{3}} Re^{0,8}$$



$$Re_D = \frac{\rho v D}{\mu}$$

$$Re_D = \frac{1,092 \text{ kg} / \text{m}^3 \times 30 \text{ m} / \text{s} \times 0,6 \text{ m}}{19,123 \times 10^{-6} \text{ Ns} / \text{m}^2} = 1.026.930,92$$

$$Re_D = 1.026.930,92 = 1,026 \times 10^6$$



$$Nu = \frac{h L}{k} = 0,036 Pr^{\frac{1}{3}} Re^{0,8}$$

$$Nu = 0,036 (0,70)^{\frac{1}{3}} (1.026.930,92)^{0,8}$$

$$Nu = 2.069,9$$



$$Nu = \frac{h L}{k}$$

$$h = \frac{Nu \ k}{L} = \frac{2.069,9 \times 0,0265 \text{ W / mK}}{0,6 \text{ m}} = 91,42 \text{ W / m}^2 \text{ K}$$



$$q = h A(T_s - T_{00})$$

$$A = [(0,6 \times 0,2) + 2(0,6 \times 0,1) + 2(0,2 \times 0,1)] m^2 = 0,28 m^2$$

$$q = 91,42 W / m^2 K \times 0,28 m^2 (350 - 276) = 1894,0 W$$



3-Encontre a espessura da camada limite hidrodinâmica nas seguintes situações:

- brisa a 1 km/h
- vento a 10 km/h
- ventania a 100 km/h

Supondo regime laminar e a uma distância de 1, 10 e 100 metros da borda, a uma temperatura de 20 °C



$$\text{Re}_D = \frac{\rho v D}{\mu} = \frac{v D}{\nu}$$

$$\delta = \frac{5x}{\sqrt{\text{Re}}}$$

$$\rho = 1,1614 \text{ kg/m}^3$$

$$\mu = 184,6 \times 10^{-7} \text{ N.s/m}^2$$

$$\nu = 15,89 \times 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$$



Resposta:

Para $x = 1 \text{ m}$

$$1\text{km}/\text{h} = 1\text{km}/\text{h} \times 1000\text{m}/\text{km} \times 1\text{h}/3600\text{s} = 0,2778\text{m}/\text{s}$$

$$\text{Re}_D = \frac{1,1614\text{kg}/\text{m}^3 \times 0,2778\text{m}/\text{s} \times 1\text{m}}{184,6 \times 10^{-7} \text{N}\cdot\text{s}/\text{m}^2} = 17.477,62$$

$$\delta = \frac{5 \times 1\text{m}}{\sqrt{17.477,62}} = 0,0378\text{m}$$



Para $x = 10 \text{ m}$

$$1\text{km/h} = 1\text{km/h} \times 1000\text{m/km} \times 1\text{h}/3600\text{s} = 0,2778\text{m/s}$$

$$\text{Re}_D = \frac{1,1614\text{kg/m}^3 \times 0,2778\text{m/s} \times 10\text{m}}{184,6 \times 10^{-7} \text{N}\cdot\text{s/m}^2} = 174.776,22$$

$$\delta = \frac{5 \times 10\text{m}}{\sqrt{174.776,22}} = 0,1195\text{m}$$



Para $x = 100 \text{ m}$

$$**1km/h = 1km/h \times 1000m/km \times 1h/3600s = 0,2778m/s**$$

$$**Re_D = \frac{1,1614kg/m^3 \times 0,2778m/s \times 100m}{184,6 \times 10^{-7} N \cdot s/m^2} = 1.747.762,29**$$

$$**\delta = \frac{5 \times 100m}{\sqrt{1.747.776,22}} = 0,3782m**$$



Para $x = 1000 \text{ m}$

$$1\text{km}/\text{h} = 1\text{km}/\text{h} \times 1000\text{m}/\text{km} \times 1\text{h}/3600\text{s} = 0,2778\text{m}/\text{s}$$

$$\text{Re}_D = \frac{1,1614\text{kg}/\text{m}^3 \times 0,2778\text{m}/\text{s} \times 1000\text{m}}{184,6 \times 10^{-7} \text{N}\cdot\text{s}/\text{m}^2} = 17.477.622,97$$

$$\delta = \frac{5 \times 1000\text{m}}{\sqrt{17.477.622,97}} = 1,1970\text{m}$$

Para $x = 1$ m, velocidade

$$1\text{km/h} = 1\text{km/h} \times 1000\text{m/km} \times 1\text{h}/3600\text{s} = 0,2778\text{m/s}$$

$$\text{Re}_D = \frac{1,1614\text{kg/m}^3 \times 0,2778\text{m/s} \times 1\text{m}}{184,6 \times 10^{-7} \text{N}\cdot\text{s/m}^2} = 17.477,62$$

$$\delta = \frac{5 \times 1\text{m}}{\sqrt{17.477,62}} = 0,0378\text{m}$$

0,01m , 0,04 m, 0,12 m, 0,37 m.



Para velocidade 100 km/h

0,00 m , 0,01 m , 0,04 m, 0,12 m

A medida que o fluido escoar sobre a superfície a camada limite aumenta, especialmente a baixas velocidades