## Condució de calor

- · transferêncie de energie atracés de um meis material sob o efeito de diferença de temperatura, rem que huja movimente (macuscópico) de matéria
- A enagia flui do ponho a T mais elevado pura o ponte a
- A que antidade de energia transferida nun dado intervalo do tunpo di & DT = To - Ti

ac A carec através du quel re fuz o fluxo de calor)

$$\propto \frac{1}{\Delta x}$$
 ( $\Delta x - es fersure$ )

~ st

$$\Delta Q = -KA \Delta T \Delta t \rightarrow \frac{dQ}{dt} = -KA \frac{dT}{dx}$$
conclubisited termico
$$\frac{dQ}{dt} = -KA \frac{dT}{dx}$$

$$\frac{dQ}{dt} \rightarrow \frac{T_1}{dx}$$

$$\frac{dQ}{dt} \rightarrow \frac{T_2}{dx}$$

$$\frac{dQ}{dt} \rightarrow \frac{T_1}{dx}$$

$$\frac{dQ}{dt} \rightarrow \frac{T_2}{dx}$$

$$\frac{dQ}{dt} \rightarrow \frac{T_2}{dx}$$

$$\frac{dQ}{dt} \rightarrow \frac{T_1}{dx}$$

$$\frac{dQ}{dt} \rightarrow \frac{T_2}{dx}$$

$$\frac{dQ}{dt} \rightarrow \frac{T_2}{dx}$$

Let do Ohm: 
$$I = \frac{dq}{dt} = \frac{V}{R} = V - \frac{\sigma A}{l}$$
,  $\sigma$ : condulividade

 $I = \frac{dq}{dt} \iff \frac{dQ}{dt}$ ;  $V \iff \Delta T$ 
 $V_2 = \frac{dV}{R}$ 
 $V_1 < V_2$ 
 $V_2 = \frac{R}{R}$ 
 $V_3 = RI$ 
 $V_4 = \frac{AX}{R} = \frac{l}{R}$ 
 $V_4 = \frac{AX}{R} = \frac{l}{R}$ 

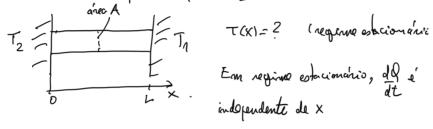
. A condulividude electrica a condulividade termica - a meleis são bous conduleres do color e de corente eléctrica.

· líquidos são bons isolanto tirmino, mas transferem calor per convecção

- gases são boas Visolantes trimius

Matural	cobre	Aqua	Hadlin	(Lbi V	Ar (20°C)
K[W/m.K]	397	0, 6	0,08	8ල	0,02

Exemplo: born homogenea, recção fixa A, comprimento L, com as extremidades a temperaturas fixas 72 a T,



$$\frac{dQ}{dt} = -kA \frac{dT}{dx} = C_1$$

$$\frac{dQ}{dt} = -kA\frac{dT}{dx} = C_1 \longrightarrow \frac{dT}{dx} = -\frac{C_1}{kA} \longrightarrow T(x) = -\frac{C_1}{kA} \times C_2$$

$$T_{2} \xrightarrow{T_{2} \rightarrow C_{2} = T_{2}}$$

$$T(x=c) = T_{2} \rightarrow C_{2} = T_{2}$$

$$T(x=L) = T_{1} \rightarrow C_{4}L + T_{2} = T_{4}$$

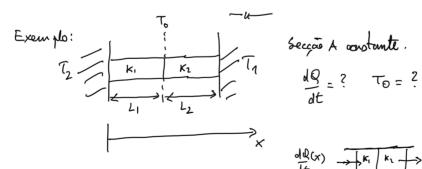
$$KA$$

$$T(x=0) = T_2 \rightarrow C_2 = T_2$$

$$T(x=L)=T_1 - C_1L + T_2 = T_4$$

$$T(x) = -(T_2 - T_1) kA \times + T_2 = -(T_2 - T_1) \times + T_2$$

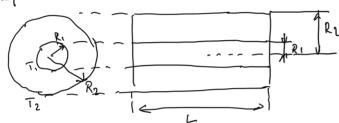
$$\frac{d\theta}{dt} = c_1 = (T_2 - \overline{t_1}) \frac{k_A}{L} = (\overline{t_2} - \overline{t_1}) \longrightarrow R_E = \frac{L}{\kappa_A}$$



$$\frac{d\theta(x)}{dt} \xrightarrow{\int \kappa_i | \kappa_i |} \frac{d\theta(x)}{dt}$$

$$\frac{dQ}{dt} = \frac{T_2 - T_0}{Rt_1} = \frac{T_0 - T_1}{Rt_2} = \frac{T_2 - T_1}{Rt_1 + Rt_2} = \frac{T_2 - T_1}{t_1 + t_2} = \frac{T_2 - T_1$$

B Example:



2 serperficies vilindricas concentrices, rais Re el2, a temperaturas

$$T(n) = ? \qquad \frac{dQ}{dt} = ? \qquad R_t = ?$$

Por simetria, todor o pontes à mesma distancia r

. ' O feuxo de caler através de quelquer superfísie cilindrica de rais o (e comprimente L) é constante

$$\frac{1}{\sqrt{\frac{1}{\sqrt{2}}}} = -\frac{1}{\sqrt{2}} = -\frac{1}{$$

$$T(n) = C_1 \ln(n) + C_2$$

$$T(x=R_1)=\overline{I_1} \rightarrow C_1 \ln(R_1)+C_2=\overline{I_1}$$
  
 $T(x=R_2)=T_2 \rightarrow C_1 \ln(R_2)+C_2=\overline{I_2}$ 

$$c_1 = \frac{T_2 - T_1}{C_1}$$
,  $d\theta = C_2 - \frac{9\pi k}{C_2} = 2\pi L K (T_1 - \frac{1}{2})$ 

$$ln(R_2/R_1) \qquad \frac{1}{dt} \qquad ln(R_2/R_1)$$

$$\frac{dQ}{dt} = \frac{ET}{Rt} \rightarrow R_t = \frac{ln(R_2/R_1)}{2\pi L K}$$

· Louvecção: a energia é transferida pelo anovimento do própio fluido.

. A thomstream do culm: 
$$\propto A$$
  $\frac{dR}{dt} = hAAT = AT$   $\frac{AT}{Rt}$ 

le escende boles es dificuldades : 
$$R_{\pm} = \frac{1}{hA}$$

le defende:

- \_ da forma da superfísie
- pode de fender da orienteza
- do material en conducte com a sufuffici
- relocidade o tipo do encommento di fluido
- de have vaforização ou condensação
- ~ (-..)