

# FISICA TECNICA

FORMULARIO BRESSANONE 02-14 2004

## FONDAMENTALI MECCANISMI DI SCAMBIO TERMICO

- 1) SCAMBIO PER CONDUZIONE
- 2) SCAMBIO PER CONVEZIONE
- 3) SCAMBIO PER IRRAGGIAMENTO

IRRAGGIAMENTO  $q_{12} = (T_1^4 - T_2^4) \cdot g \cdot \sigma_m$

Le temperature in Kelvin

\*  $g$ : coefficiente che contiene la disposizione geometrica delle due superfici,  $\sigma_m = 5,67 \cdot 10^{-8} \frac{W}{m^2 K}$  è la costante di STEFAN-BOLTZMANN

CONDUZIONE  $Q = \lambda (T_1 - T_2) \cdot S \cdot \frac{Q}{\Delta T} = q$

In termini di potenza termica spec. cambia il simbolo e viene a mancare  $S$  del numeratore

$$\bar{q} = \lambda \frac{(T_1 - T_2)}{L} \quad \text{ESPRESSIONE DI FOURIER}$$

$L = \delta_1$  = spessore parete

richiede circolazione di fluido.

1) Si parla di convezione forzata quando la circolazione avviene a cura di macchine o condotte forzate

2) Si parla di convezione naturale quando il movimento del fluido è indotto dalla differenza delle temperature esistente tra la superficie e il fluido, infatti si instaura un gradiente di peso o curva del gradiente di temperatura.  $\nabla T_{\text{so}}$  instaura il moto convettivo.

$$q = h \cdot S (T_p - T_f) \quad h = \left[ \frac{W}{m^2 K} \right]$$

coefficiente di convezione  
sup. di scambio temp. parete temp. fluido

$$\bar{q} = h (T_p - T_f)$$

generazione interna di calore.

$$H = \lim_{\Delta V \rightarrow 0} \frac{\Delta q_g}{\Delta V} \left[ \frac{W}{m^3} \right] \Rightarrow q_g = \int_V H \cdot dV$$

$$H = \int q_g dV \Rightarrow H = q \cdot V$$

## EQUAZIONE GENERALE DELLA CONDUZIONE TERMICA

nelle condizioni di mezzo isotropo e omogeneo.  
dalla definizione di calore specifico

$$c = \frac{du}{dT} \quad du = c dT \quad \text{poiché le grandezze non specifiche ed ottenendo } dU = M c dT \text{ esplicito la massa } dU = \rho V c dT$$

$$H + \lambda \nabla^2 t = \rho c \frac{dT}{dr} \quad \begin{matrix} \text{variazione di} \\ \text{temperatura.} \end{matrix}$$

$$\frac{H}{\lambda} + \nabla^2 t = \rho c \frac{dT}{dr}$$

caso stazionario  $\frac{dT}{dr} = 0$

## DEFINIZIONI

$Q = \text{calore [J]}$

$\dot{Q} = Q \text{ potenza termica (crea un flusso) [W]} \quad q = \frac{\dot{Q}}{t}$

$\bar{q} = \text{potenza termica specifica (crea un flusso) } \left[ \frac{W}{m^2} \right]$

$\dot{q} = \text{flusso termico specifico attraverso un'isoterma}$

$$\dot{q} = \int_V H \cdot dV \quad \begin{matrix} \text{Si uscirà per la conduzione} \\ \text{(calore generato internamente)} \end{matrix}$$

## COEFFICIENTI

$h = \text{coefficiente di convezione}$

$\lambda = \text{coeff. di condutibilità termica}$

$$\lambda = \left[ \frac{W}{m K} \right]$$

$$K = \text{trasmettitività } \left[ \frac{W}{m^2 K} \right]$$

$$1 \text{ ATA} = 1.033 \frac{W}{m^2}$$

## costanti

$$\sigma_m = 5,67 \cdot 10^{-8} \text{ STEFAN BOLTZMANN}$$

## RESISTENZA TERMICA

Ci sono una analogia con la resistenza elettrica

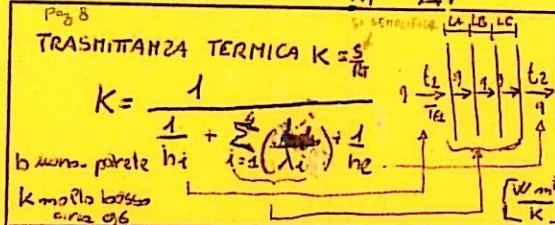
$$V \Leftrightarrow \Delta T \quad e \quad I \Leftrightarrow Q$$

$$R = \frac{\Delta T}{Q} = \frac{L}{\lambda \cdot S} \quad \begin{matrix} \text{resistenza termica} \\ \text{CONDUTTIVA} \end{matrix}$$

$$R_T = \frac{\Delta T}{Q} = \frac{1}{h \cdot S} \quad \begin{matrix} \text{resistenza termica} \\ \text{CONVETTIVA} \end{matrix}$$

$$R_T = \frac{1}{g \sigma_m \cdot 4 \cdot T_m^3} \quad \begin{matrix} \text{resistenza termica} \\ \text{IRRAGGIAMENTO} \end{matrix}$$

$$\text{CONDUTTANZA TERMICA} \quad C = \frac{1}{R_T} = \frac{Q}{\Delta T}$$



$$\text{ESPRESSIONE DI FOURIER PER LA CONDUZIONE} \quad \dot{q} = \frac{\lambda \cdot S \cdot (T_2 - T_1)}{L}$$

$$\dot{q} = -\lambda \nabla t$$

## CALORE SPECIFICO

$$c_v = \frac{\partial U}{\partial T} \Big| V=\text{cost}$$

$$c_p = \frac{\partial h}{\partial T} \Big| P=\text{cost}$$

$$c_p - c_v = R \quad T_A$$

$$c_p = \frac{R \cdot K}{K-1} \quad \begin{matrix} \text{nella legge di} \\ \text{T-S} \text{ e } T_p \text{ fissa} \\ \text{e } c_p \text{ costante} \end{matrix}$$

$$c_v = \frac{R}{K-1}$$

l'equazione generale della conduzione si semplifica in particolare in 3 casi

vedi pag 54 TRASMISSIONE

$$g c \frac{\partial T}{\partial r} = \lambda \nabla^2 t + H$$

1° caso) senza generazione interna di calore cioè  $H=0$

$$\frac{\partial T}{\partial r} = \frac{\lambda}{g c} \nabla^2 t$$

## EQUAZIONE DI FOURIER

2° caso) con temperatura costante nel tempo  $t = \text{cost}$

$$\nabla^2 t + \frac{H}{\lambda} = 0 \quad \text{EQUAZIONE DI POISSON}$$

3° caso) senza generazione interna di calore e  $c_v = \text{cost}$

$$\nabla^2 t = 0 \quad \text{EQUAZIONE DI LAPLACE}$$

NOTA BENE. QUASI TUTTI I PROBLEMI DI PARETE SI RISOLVONO INTRODUCENDO L'EQUAZIONE DI POISSON (STAZIONARIA)

$$t = -\frac{H}{2\lambda} x^2 + C_1 x + C_2 \quad \text{con } C_1 \text{ e } C_2 \text{ condizioni al contorno}$$