

# Transferência de Calor

## Condução: paredes planas

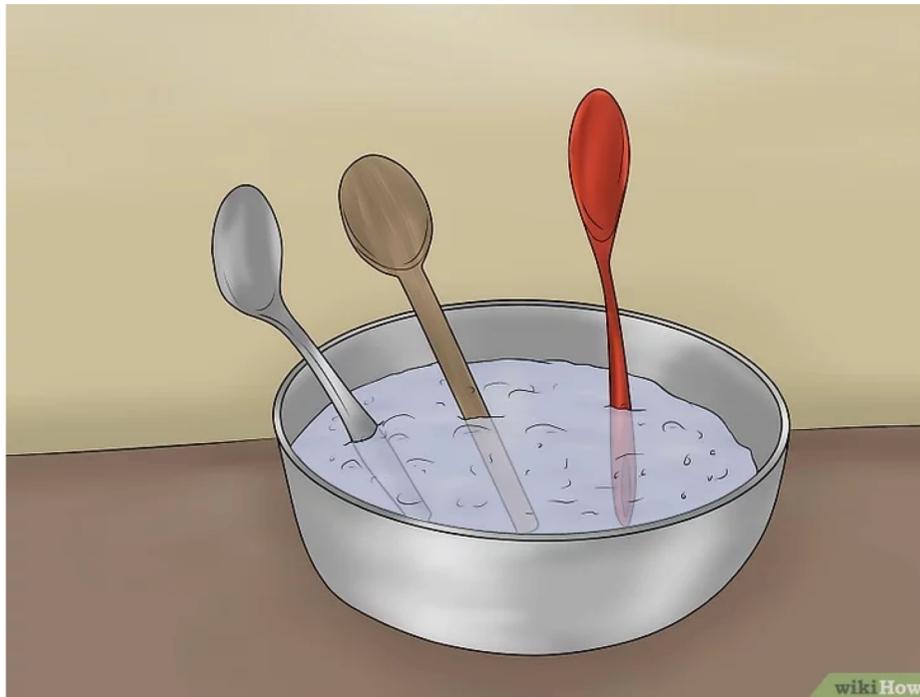
Prof. Marco A. Simões

## Objetivos da aula

- Entender o processo da condução térmica
- Aplicar a Lei de Fourier à condução térmica
- Entender o significado do coeficiente de condutividade térmica
- Estabelecer uma analogia entre a Lei de Fourier e a Lei de Ohm
- Aplicar essa analogia na resolução de problemas práticos

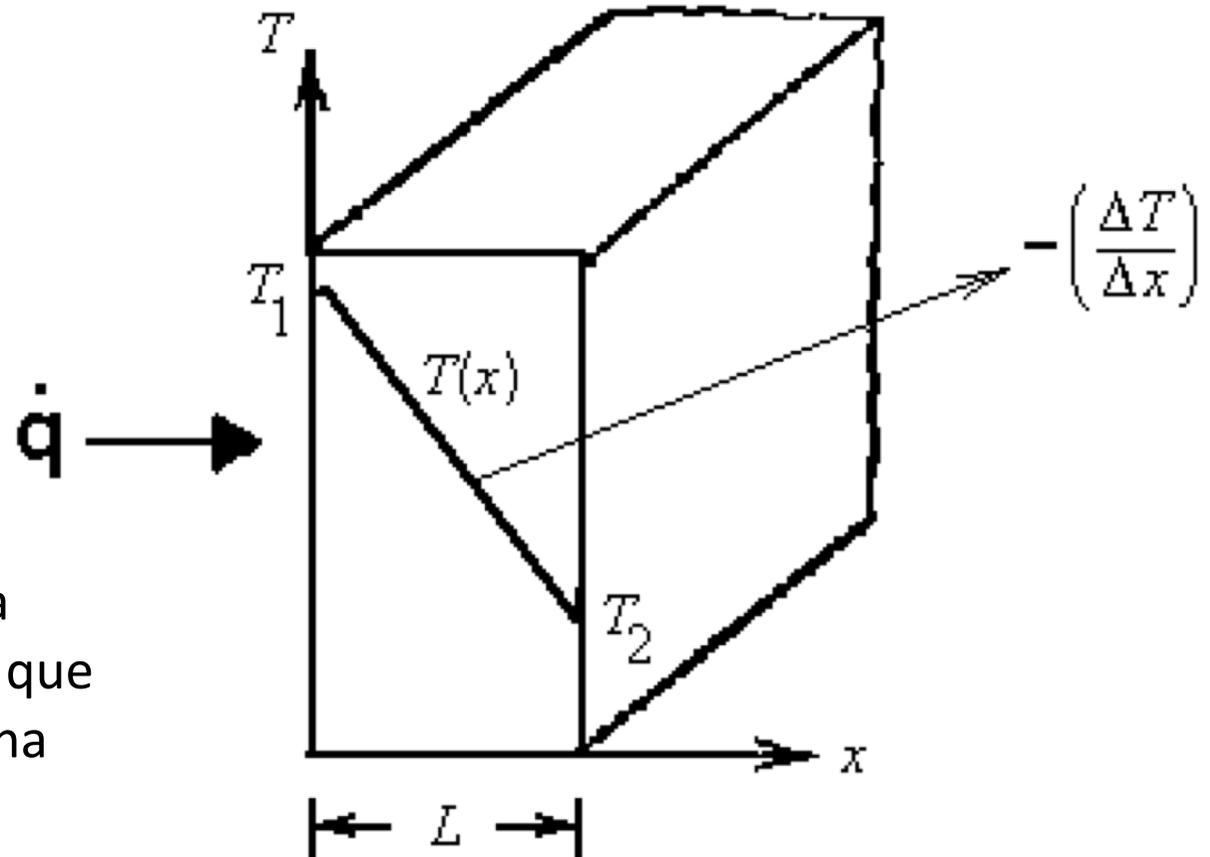
# Condução

- Exige a presença de massa (sólido, líquido ou gasoso)
- Não há movimento de massa
- Depende do tipo de material
- Exemplo: colheres de diferentes materiais



# Condução - condições

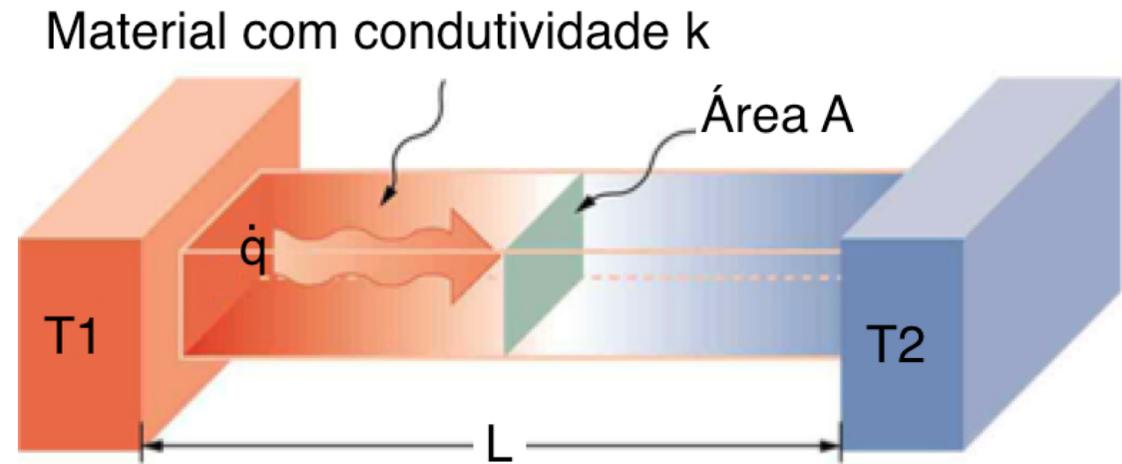
- **Unidimensional:** apenas a direção predominante é considerada
- **Regime permanente:** as temperaturas  $T_1$  e  $T_2$  são constantes.



Essas condições atendem à maioria dos projetos, e são as que consideraremos nessa disciplina

# Lei de Fourier – fluxo unidimensional

$$\dot{q} = -k \cdot A \cdot \frac{dT}{dx}$$



$\dot{q} \rightarrow$  *fluxo de calor*  $\left[ W \text{ ou } \frac{J}{s} \right]$

$k \rightarrow$  *condutividade térmica*  $\left[ \frac{W}{mK} \text{ ou } \frac{W}{m^{\circ}C} \right]$

$A \rightarrow$  *área*  $[m^2]$

$\frac{dT}{dx} \rightarrow$  *gradiente de temperatura, isto é,*

*queda em função da distância*  $\left[ \frac{K}{m} \text{ ou } ^{\circ}\frac{C}{m} \right]$

## Lei de Fourier

- Considerando regime permanente e material homogêneo ( $k$  e  $A$  constantes), podemos fazer:

$$\dot{q} = -k \cdot A \cdot \frac{dT}{dx} \Rightarrow \dot{q} \cdot dx = -k \cdot A \cdot dT$$

$$\int_0^L \dot{q} \cdot dx = - \int_{T_1}^{T_2} k \cdot A \cdot dT$$

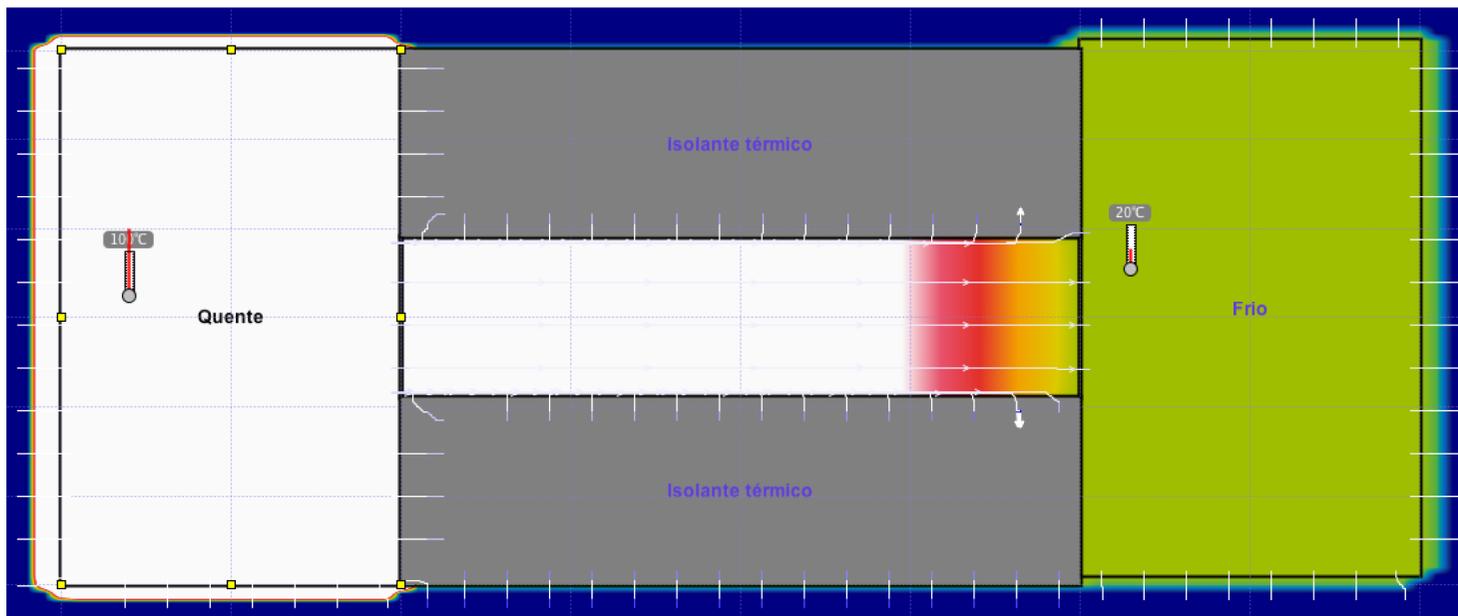
$$\dot{q}(L - 0) = -k \cdot A \cdot (T_2 - T_1)$$

$$\dot{q} = k \cdot A \cdot \frac{T_1 - T_2}{L} \quad T_1 > T_2$$



# Exemplo

- Um barra de 400 mm de comprimento, feita de um material cuja condutividade térmica é  $k = 200 \frac{W}{mK}$ , une um ambiente a  $100\text{ }^{\circ}\text{C}$  a outro a  $20\text{ }^{\circ}\text{C}$ . A barra tem um diâmetro de 20 mm. Calcule o fluxo de calor através da barra (W) e o fluxo por metro quadrado ( $\text{W}/\text{m}^2$ )



## Exemplo

$$A = \frac{\pi \cdot d^2}{4} = \frac{\pi \cdot 0,020^2}{4} = 3,14 \cdot 10^{-2} \text{ m}^2$$

$$\dot{q} = k \cdot A \cdot \frac{T_1 - T_2}{L} \Rightarrow$$

$$\dot{q} = 200 \cdot 3,14 \cdot 10^{-2} \cdot \frac{100 - 20}{0,400} \Rightarrow$$

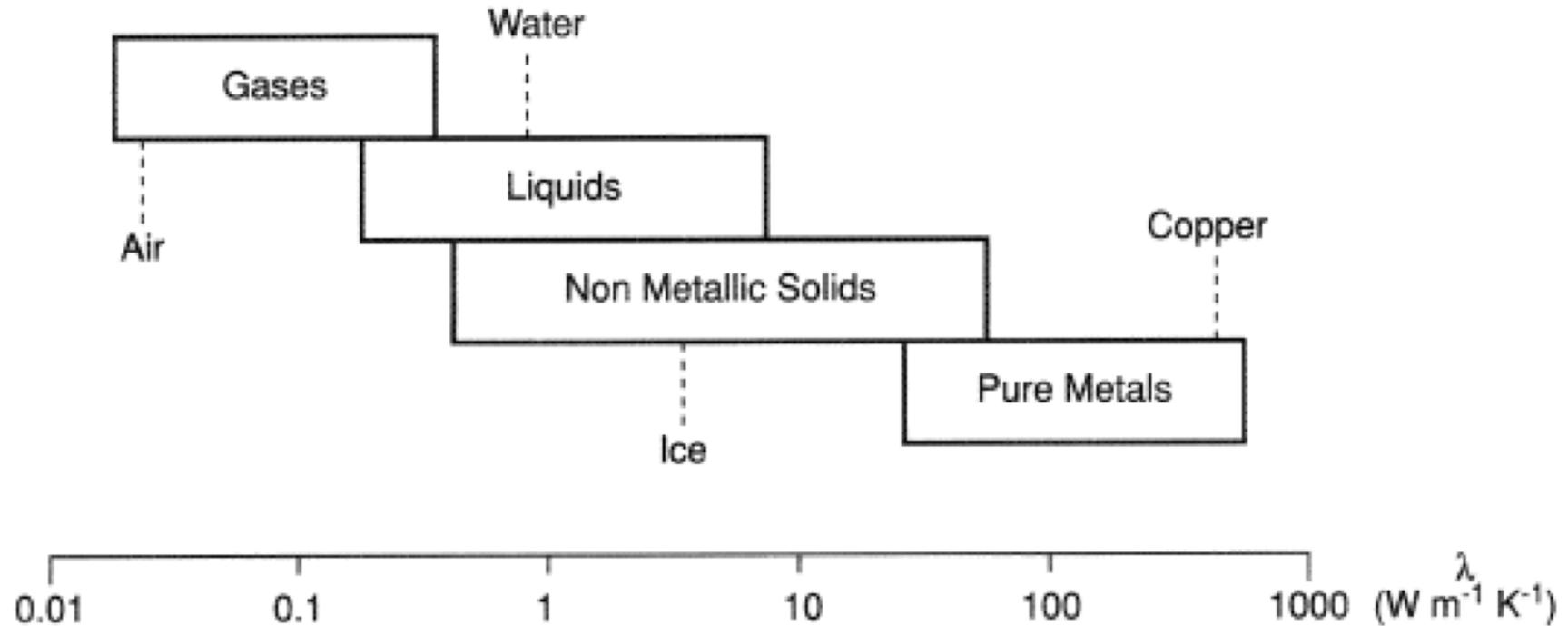
$$\dot{q} = 1,26 \cdot 10^3 \text{ W}$$

$$\frac{\dot{q}}{A} = \frac{1,26 \cdot 10^3}{3,14 \cdot 10^{-2}} = 4,0 \cdot 10^5 \frac{\text{W}}{\text{m}^2}$$



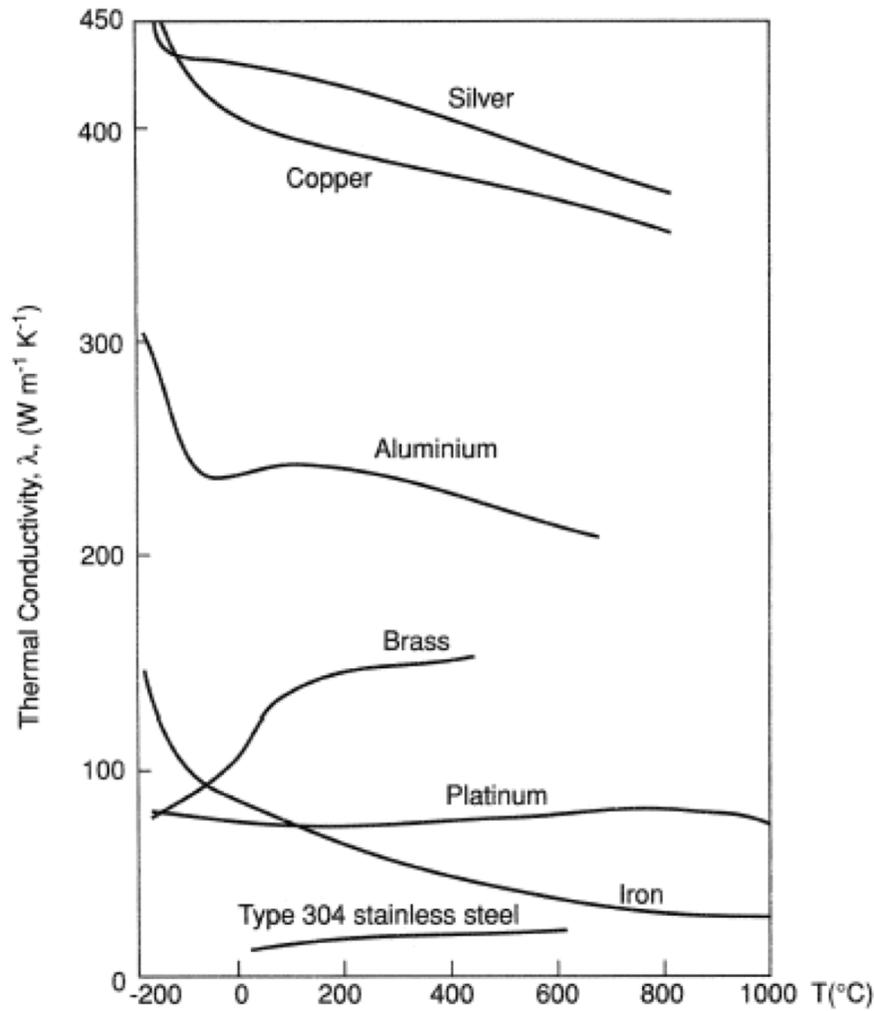
# Conductividade térmica

- A condutividade térmica expressa a facilidade com que o material conduz calor. Em geral, bons condutores elétricos são também bons condutores térmicos.

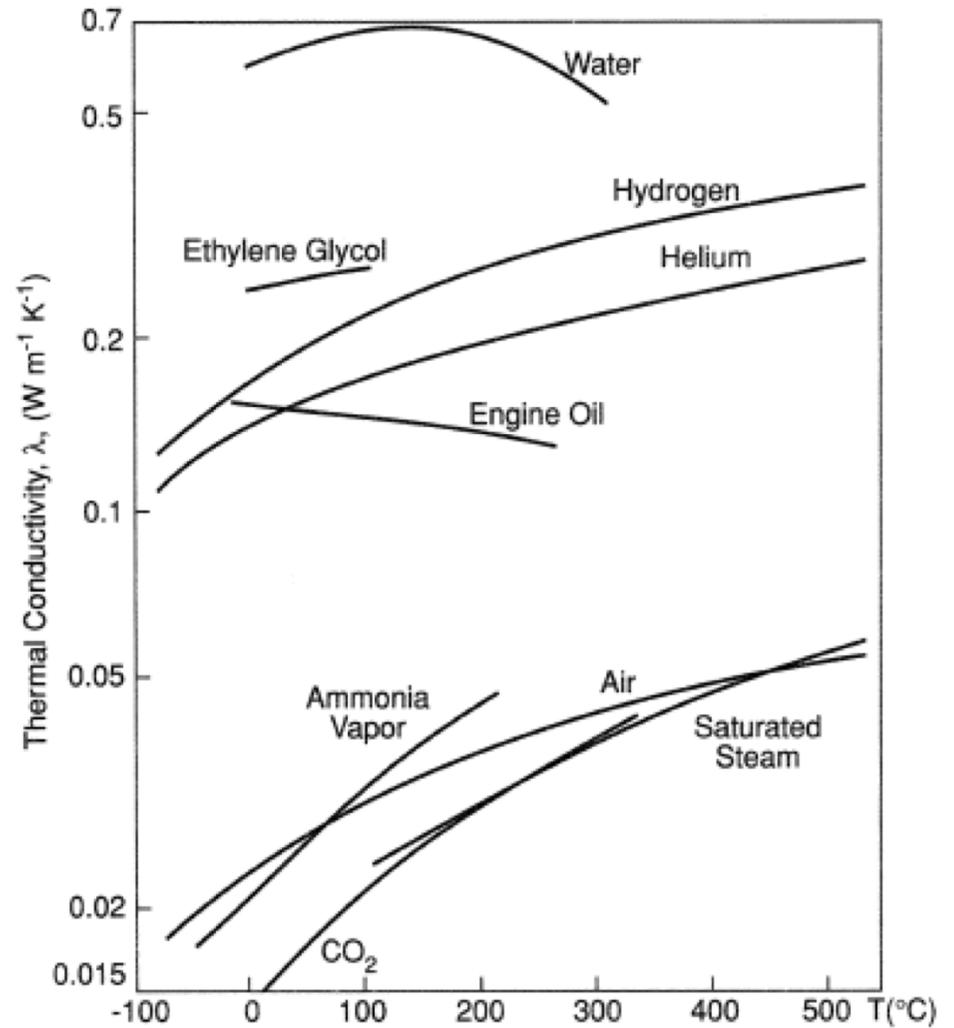


# Condutividade térmica

- A condutividade térmica depende da temperatura



Metais



Líquidos e Gases

# Coeficientes de condutividade térmica

Material	T ensaio °C	k em W/(m°C)	Material	T ensaio °C	k em W/(m°C)
Água	25	0,58	Gelo	0	2,21
Alvenaria, concreto leve	20	1,1	Gesso em placas	s/ dado	0,21/0,41
Amianto em placas	40	0,29	Lã de rocha	s/ dado	0,063
Areia seca	20	0,33	Lã de vidro	s/ dado	0,044
Areia úmida	20	1,13	Madeira	s/ dado	0,16
Argila 10% água	s/ dado	1,2/2,3			
Asfalto	s/ dado	0,73	Mármore	s/ dado	1,00/1,57
Borracha esponjosa	20	0,055	Nylon	s/ dado	0,23
			Parafina	25	0,25
Borracha macia	20	0,18	Pexiglas	20	0,18
Cerâmica (azulejo)	s/ dado	1,06	Polietileno	s/ dado	0,35
Cimento-amianto placas	s/ dado	1,26	Polietileno espuma	s/ dado	0,025/0,030
			PVC	25	0,19
Concreto armado	20	1,51	Reboco	20	0,79
			Serragem	25	0,06
Cortiça	s/ dado	0,054	Tijolo maciço	s/ dado	0,61
Couro	20	0,14/0,16	Vidro	17	0,72
Ebonite	0	0,16	Vidro	100	0,76

## Coeficientes de condutividade térmica

MATERIAL ISOLANTE TÉRMICO	CONDUTIBILIDADE TÉRMICA A 70°C	
	(kcal/m.h.°C)	(W/m.°C)
Argamassa de vermiculita	0,112	0,130
Silicato de cálcio – calha bipartida	0,053	0,062
Espuma de polietileno – bainha	0,044	0,051
Lã de vidro – revestida de alumínio	0,040	0,047
Lã de rocha – calha bipartida	0,033	0,039
Lã de vidro – calha bipartida	0,031	0,036
Poliestireno (isopor)	0,028	0,033
Poliuretano – calha bipartida	0,020	0,023

[https://www.aecweb.com.br/cont/m/rev/como-escolher-o-isolamento-termico-para-as-tubulacoes-de-agua-quente\\_16832\\_10\\_0](https://www.aecweb.com.br/cont/m/rev/como-escolher-o-isolamento-termico-para-as-tubulacoes-de-agua-quente_16832_10_0)

## Exemplo

Uma caixa de isopor usada para manter as bebidas frias possui área total (incluindo a tampa) igual a  $0,80 \text{ m}^2$ , e a espessura de sua parede mede  $2,0 \text{ cm}$ . A caixa está cheia de água, gelo e latas de Coca-Cola a  $0 \text{ }^\circ\text{C}$ . Qual é a taxa de fluxo de calor para o interior da caixa, se a temperatura da parede externa for  $30 \text{ }^\circ\text{C}$ ? Qual é a quantidade de gelo que se liquefaz durante 2 horas?

$$\text{Dados: } k = 0,01 \frac{\text{W}}{\text{mK}}; \quad L_f = 3,33 \times 10^5 \frac{\text{J}}{\text{kg}}$$

# Resolução

1. Fluxo de calor que entra na caixa

$$\dot{q} = k \cdot A \cdot \frac{T_1 - T_2}{L}$$

$$\dot{q} = 0,01 \cdot 0,8 \cdot \frac{30 - 0}{0,02}$$

$$\dot{q} = 12 \text{ W}$$

2. Calor acumulado em 2,0 horas

$$\Delta t = 2,0 \text{ horas} = 2,0 \cdot 60 \cdot 60 = 7200 \text{ s}$$

$$Q = \dot{q} \cdot \Delta t \Rightarrow Q = 12 \cdot 7200 \Rightarrow$$

$$Q = 8,64 \times 10^4 \text{ J}$$

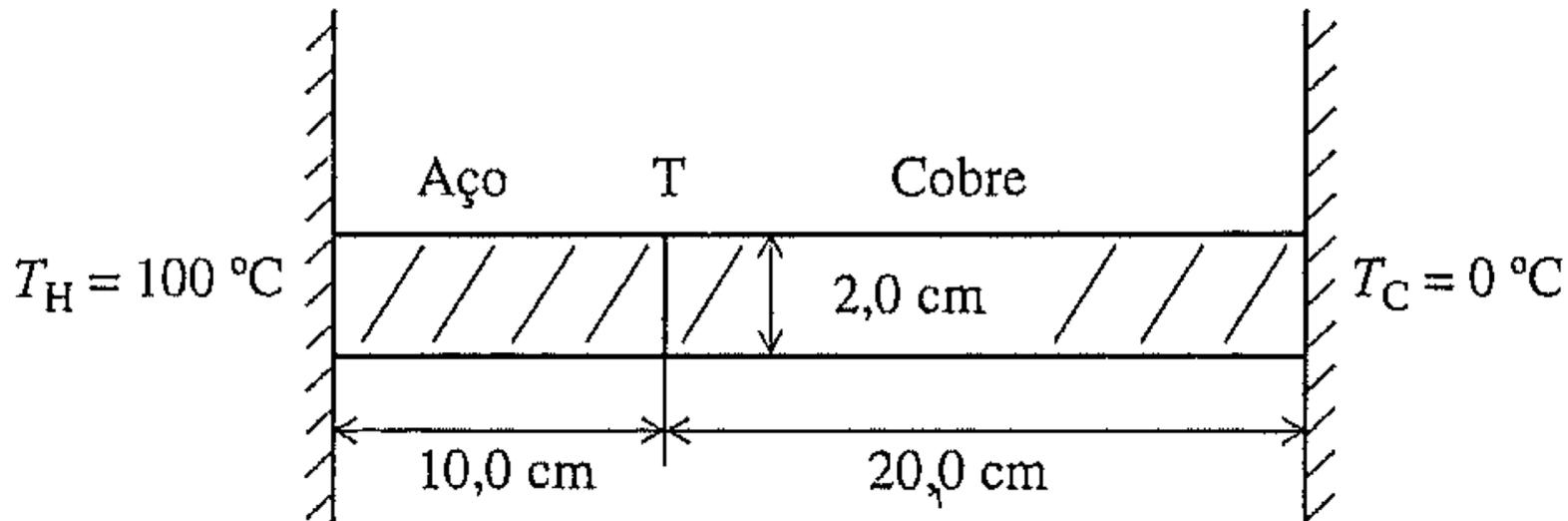
3. Quantidade de gelo fundido

$$Q = m \cdot L_f \Rightarrow m = \frac{Q}{L_f} \Rightarrow m = \frac{8,64 \times 10^4}{3,33 \times 10^5} \Rightarrow m = 0,259 \text{ kg}$$

## Exemplo

Uma barra de aço de 10,0 cm de comprimento é soldada pela extremidade a uma barra de cobre de 20,0 cm de comprimento. As duas barras são perfeitamente isoladas em suas partes laterais. A seção transversal das duas barras é um quadrado de lado igual a 2,0 cm. A extremidade livre da barra de aço é mantida a 100 °C pelo contato com vapor d'água obtido por ebulição, e a extremidade livre da barra de cobre é mantida a 0 °C por estar em contato com gelo. Calcule a temperatura  $T$  na junção entre as duas barras e a taxa total da transferência de calor.

Dados  $k_{aço} = 50,2 \frac{W}{mK}$ ;  $k_{cobre} = 385 \frac{W}{mK}$



# Resolução

O fluxo de calor nas duas barras é o mesmo:

$$\dot{q}_{aço} = \dot{q}_{cobre}$$

$$k_{aço} \cdot A \cdot \frac{T_H - T}{L_{aço}} = k_{cobre} \cdot A \cdot \frac{T - T_C}{L_{cobre}}$$

$$50,2 \cdot \frac{100 - T}{0,10} = 385 \cdot \frac{T - 0}{0,20} \Rightarrow T = 20,7^\circ C$$

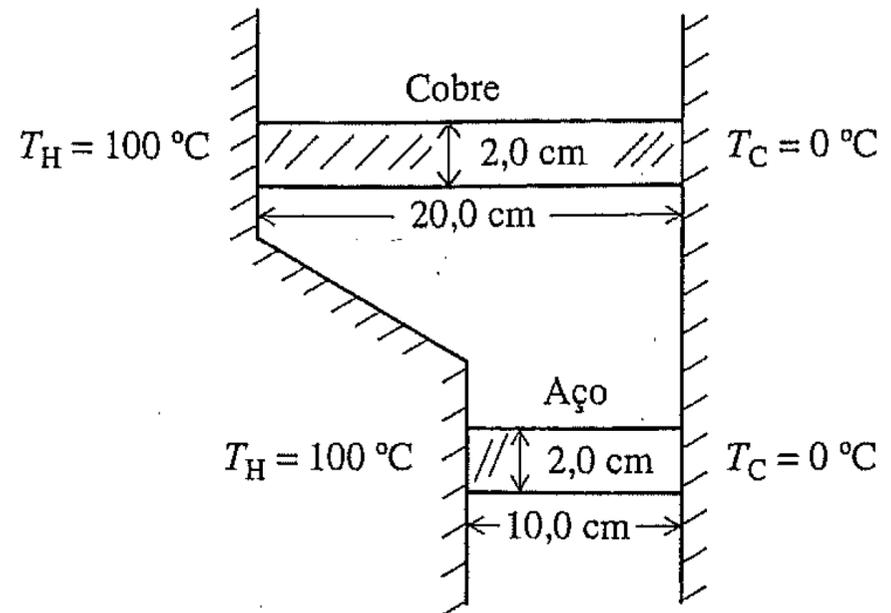
Para encontrar o fluxo de calor, substituímos T em qualquer das duas equações:

$$\dot{q} = k_{aço} \cdot A \cdot \frac{T_H - T}{L_{aço}} = 50,2 \cdot 0,02^2 \cdot \frac{100 - 20,7}{0,10} \Rightarrow \dot{q} = 15,9 \text{ W}$$



# Exemplo

No exemplo anterior, suponha que as duas barras estejam separadas. Uma extremidade de cada barra é mantida a  $100\text{ }^{\circ}\text{C}$  e a outra extremidade é mantida a  $0\text{ }^{\circ}\text{C}$ . Qual é a taxa total de transferência de calor nas duas barras?



# Resolução

A transferência total de calor será a soma do calor transferido por cada barra.

$$\dot{q} = k_{aço} \cdot A \cdot \frac{T_H - T_C}{L_{aço}} + k_{cobre} \cdot A \cdot \frac{T_H - T_C}{L_{cobre}}$$

$$\dot{q} = 50,2 \cdot 0,020^2 \cdot \frac{100 - 0}{0,10} + 385 \cdot 0,02^2 \cdot \frac{100 - 0}{0,20}$$

$$\dot{q} = 20,1 + 77,0$$

$$\dot{q} = 97,1 \text{ W}$$



## Exemplo

Um equipamento condicionador de ar deve manter uma sala, de 10 m de comprimento, 5,0 m de largura e 2,5 m de altura a 22 °C. As paredes da sala, de 25 cm de espessura, são feitas de tijolos com condutividade térmica de  $k = 0,14 \frac{kcal}{h \cdot m^{\circ}C}$ .

Considerando a troca de calor apenas pelas paredes e teto (desconsiderando piso, janelas e portas), que calor deve ser extraído da sala em BTU/h em um dia em que a temperatura externa é de 35 °C? Qual seria a potência requerida em HP?

# Resistência térmica

- Um valor muito usado nos cálculos térmicos para simplificação é o valor da **resistência térmica R**.
- Ele vem da analogia com a Lei de Ohm:

$$V = R \cdot I$$

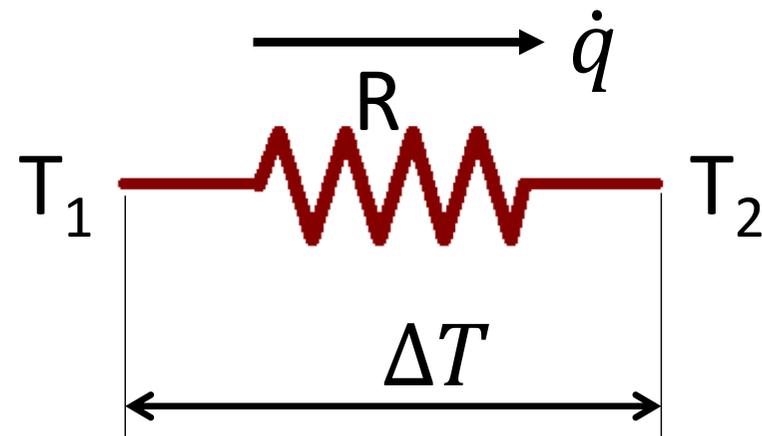
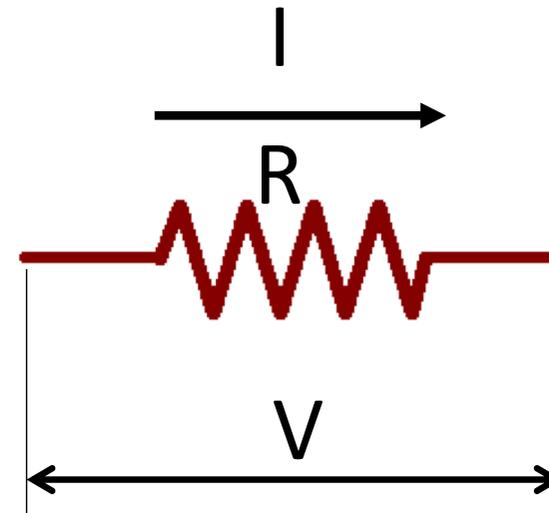
- Que pode ser escrita como:

$$I = \frac{1}{R} \cdot V$$

- Podemos comparar a corrente elétrica  $I$  ao fluxo de calor  $\dot{q}$ , e a diferença de potencial  $V$  à diferença de temperaturas  $(T_1 - T_2)$

$$I = \frac{1}{R} \cdot V$$

$$\dot{q} = \frac{k \cdot A}{L} \cdot (T_1 - T_2)$$

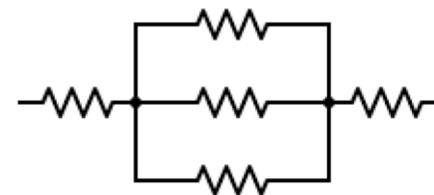
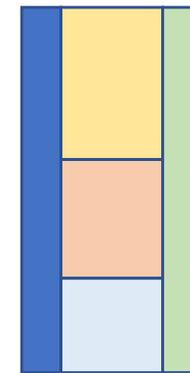
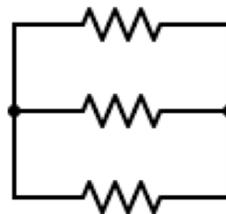
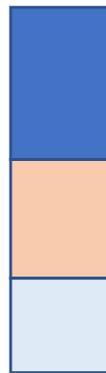
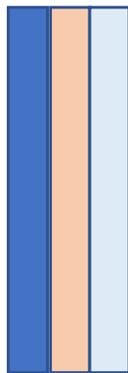


# Resistência térmica

- Assim

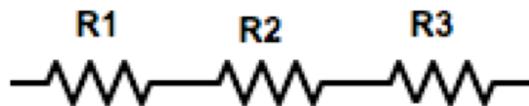
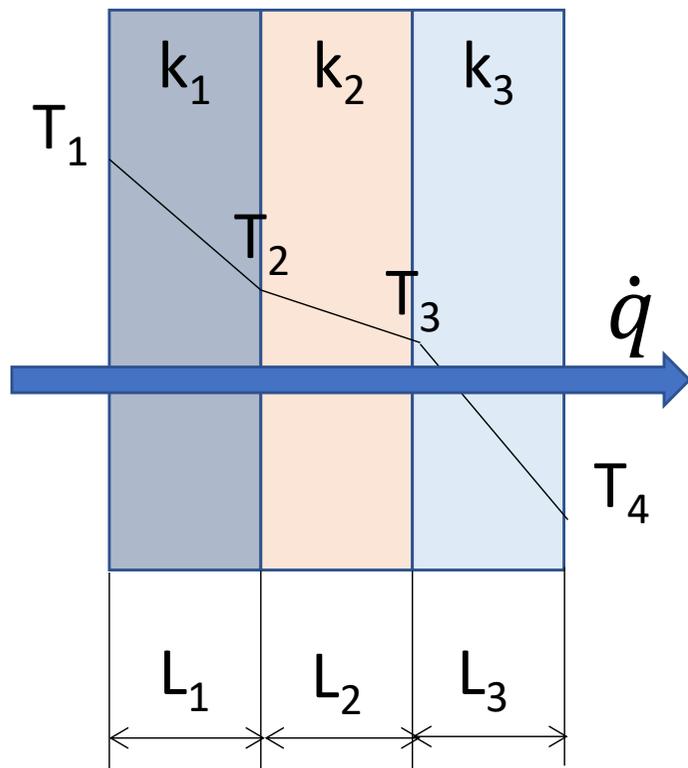
$$\frac{1}{R} = \frac{k \cdot A}{L} \Rightarrow R = \frac{L}{k \cdot A} \quad \left[ \frac{K}{W}; \frac{^{\circ}F \cdot hr}{BTU}; \frac{^{\circ}C \cdot h}{kcal} \right]$$

- A utilização desse conceito simplifica o cálculo de paredes com múltiplas camadas, em série, paralelo ou combinadas



# Associação de camadas em série

$$R = \frac{L}{k \cdot A}$$



O fluxo  $\dot{q}$  é o mesmo em todas as camadas.

$$\dot{q} = k_1 \cdot A_1 \cdot \frac{T_1 - T_2}{L_1} \Rightarrow T_1 - T_2 = \dot{q} \cdot \frac{L_1}{k_1 A_1} = \dot{q} \cdot R_1$$

$$\dot{q} = k_2 \cdot A_2 \cdot \frac{T_2 - T_3}{L_2} \Rightarrow T_2 - T_3 = \dot{q} \cdot \frac{L_2}{k_2 A_2} = \dot{q} \cdot R_2$$

$$\dot{q} = k_3 \cdot A_3 \cdot \frac{T_3 - T_4}{L_3} \Rightarrow T_3 - T_4 = \dot{q} \cdot \frac{L_3}{k_3 A_3} = \dot{q} \cdot R_3$$

Somando os termos da esquerda e da direita, teremos:

$$T_1 - T_2 + T_2 - T_3 + T_3 - T_4 = \dot{q} \cdot R_1 + \dot{q} \cdot R_2 + \dot{q} \cdot R_3$$

$$T_1 - T_4 = \dot{q} \cdot (R_1 + R_2 + R_3)$$

Fazendo  $R_t = R_1 + R_2 + R_3$ , teremos:

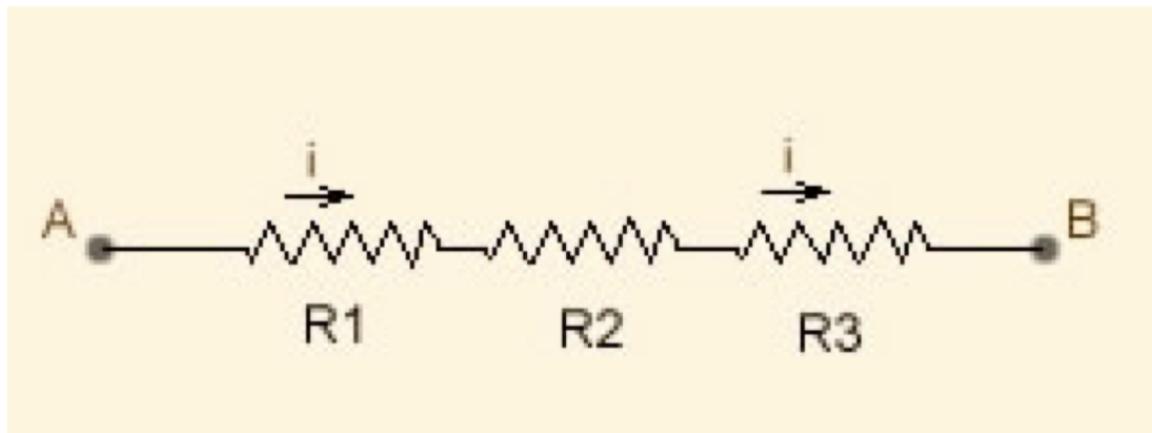
$$\dot{q} = \frac{T_1 - T_4}{R_t} \Rightarrow \dot{q} = \frac{\Delta T}{R_t}$$

# Resistência térmica (série)

- Um aspecto prático da resistência térmica, é que, quando os materiais isolantes estão justapostos, ela pode ser somada, quando vários materiais de coeficiente de condutividade diferente estão justapostos.

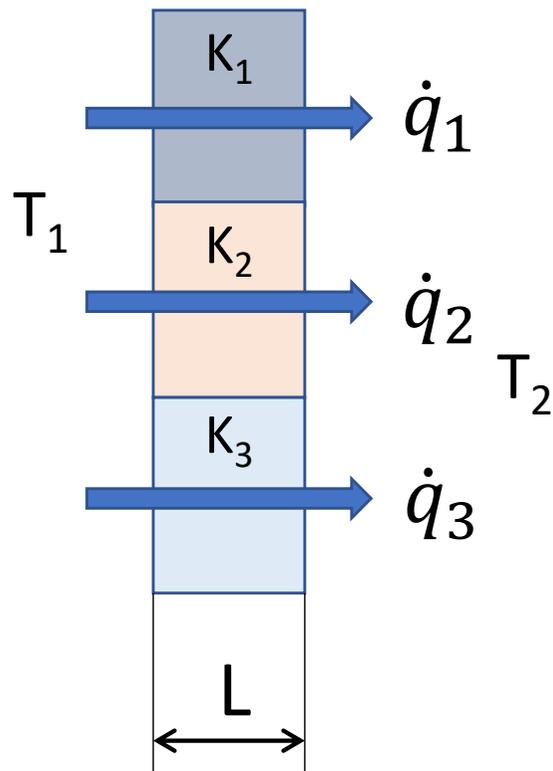


$$R_{\text{Total}} = 2 \cdot R_{\text{Tijolo}} + R_{\text{Isopor}} + R_{\text{Reboco}}$$



# Associação de camadas em paralelo

$$R = \frac{L}{k \cdot A} \Rightarrow \frac{1}{R} = \frac{k \cdot A}{L}$$



O fluxo total será a soma dos fluxos parciais

$$\dot{q} = \dot{q}_1 + \dot{q}_2 + \dot{q}_3$$

$$\dot{q} = \frac{k_1 \cdot A_1}{L} \cdot (T_1 - T_2) + \frac{k_2 \cdot A_2}{L} \cdot (T_1 - T_2) + \frac{k_3 \cdot A_3}{L} \cdot (T_1 - T_2)$$

$$\dot{q} = \frac{1}{R_1} \cdot (T_1 - T_2) + \frac{1}{R_2} \cdot (T_1 - T_2) + \frac{1}{R_3} \cdot (T_1 - T_2)$$

$$\dot{q} = (T_1 - T_2) \left( \frac{1}{R_1} + \frac{1}{R_2} + \frac{1}{R_3} \right)$$

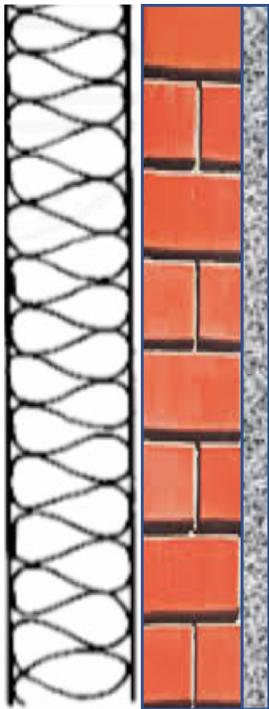
Comparando com a Lei de Ohm,  $I = V \cdot \frac{1}{R}$ , teremos que:

$$\frac{1}{R_t} = \frac{1}{R_1} + \frac{1}{R_2} + \frac{1}{R_3}$$

Assim: 
$$\dot{q} = \frac{\Delta T}{R_t}$$

## Exemplo

Uma estufa de 3 metros de comprimento por 4 de largura e 2,5 de altura é feita de tijolo maciço de 11,5 cm de espessura, revestido internamente por uma camada de lã de rocha de 5 cm, e externamente por reboco de 3 cm. Qual o fluxo de calor que ocorre apenas pelas paredes, considerando uma temperatura interna de 60°C e uma externa de 22°C? Qual a temperatura entre a lã de rocha e o tijolo?



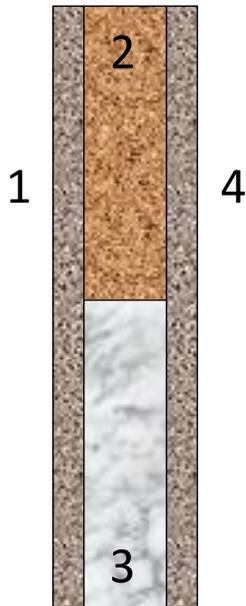
$$k_{\text{tijolo}} = 0,61 \frac{W}{mK}$$

$$k_{\text{lã de rocha}} = 0,063 \frac{W}{mK}$$

$$k_{\text{reboco}} = 0,79 \frac{W}{mK}$$

## Exemplo

O conjunto abaixo tem  $4,0 \text{ m}^2$ , sendo que os materiais interiores ocupam a metade dessa área cada. Calcular o fluxo de calor do conjunto, sabendo que 1 e 4 são madeira com  $3,0 \text{ cm}$ , 2 é cortiça, com  $6,0 \text{ cm}$  e 3 é gesso com  $6,0 \text{ cm}$ . Suponha uma temperatura externa de  $30^\circ\text{C}$  e interna de  $22^\circ\text{C}$ .



$$k_{madeira} = 0,16 \frac{W}{mK}$$

$$k_{cortiça} = 0,054 \frac{W}{mK}$$

$$k_{gesso} = 0,79 \frac{W}{mK}$$