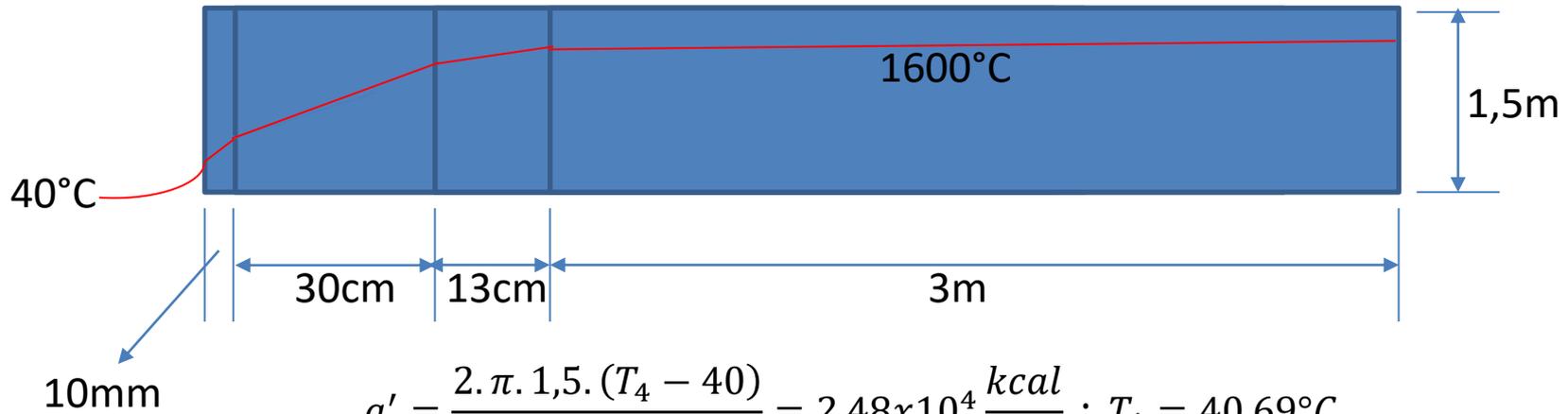


METALURGIA EXTRATIVA DOS NÃO FERROSOS

PMT 3409

Flávio Beneduce



$$q' = \frac{2 \cdot \pi \cdot 1,5 \cdot (T_4 - 40)}{\frac{1}{1955 \cdot 1,94}} = 2,48 \times 10^4 \frac{\text{kcal}}{\text{h}} \therefore T_4 = 40,69^\circ\text{C}$$

$$q' = \frac{2 \cdot \pi \cdot 1,5 \cdot (T_3 - 40,69)}{\frac{1}{68,6} \cdot \ln\left(\frac{1,94}{1,93}\right)} = 2,48 \times 10^4 \frac{\text{kcal}}{\text{h}} \therefore T_3 = 40,89^\circ\text{C}$$

$$q' = \frac{2 \cdot \pi \cdot 1,5 \cdot (T_2 - 40)}{\frac{1}{0,3} \cdot \ln\left(\frac{1,93}{1,63}\right)} = 2,48 \times 10^4 \frac{\text{kcal}}{\text{h}} \therefore T_2 = 1522^\circ\text{C}$$

$$q' = \frac{2 \cdot \pi \cdot 1,5 \cdot (1600 - T_2)}{\frac{1}{2,76} \cdot \ln\left(\frac{1,63}{1,5}\right)} = 2,48 \times 10^4 \frac{\text{kcal}}{\text{h}} \therefore T_2 = 1521^\circ\text{C}$$

TRANSMISSÃO DE CALOR EM REGIME PERMANENTE

- Lei de Fourier : $q'' = \lambda \cdot \frac{\Delta T}{\Delta x}$ condução
- Lei de Newton: $q'' = \bar{h} \cdot \Delta T$ convecção

λ = condutividade térmica

\bar{h} (h) = coeficiente médio de transmissão de calor por convecção (“de película”)

O fluxo é constante em qualquer porção do sistema

TRANSMISSÃO DE CALOR EM REGIME TRANSIENTE

- Dados preliminares:

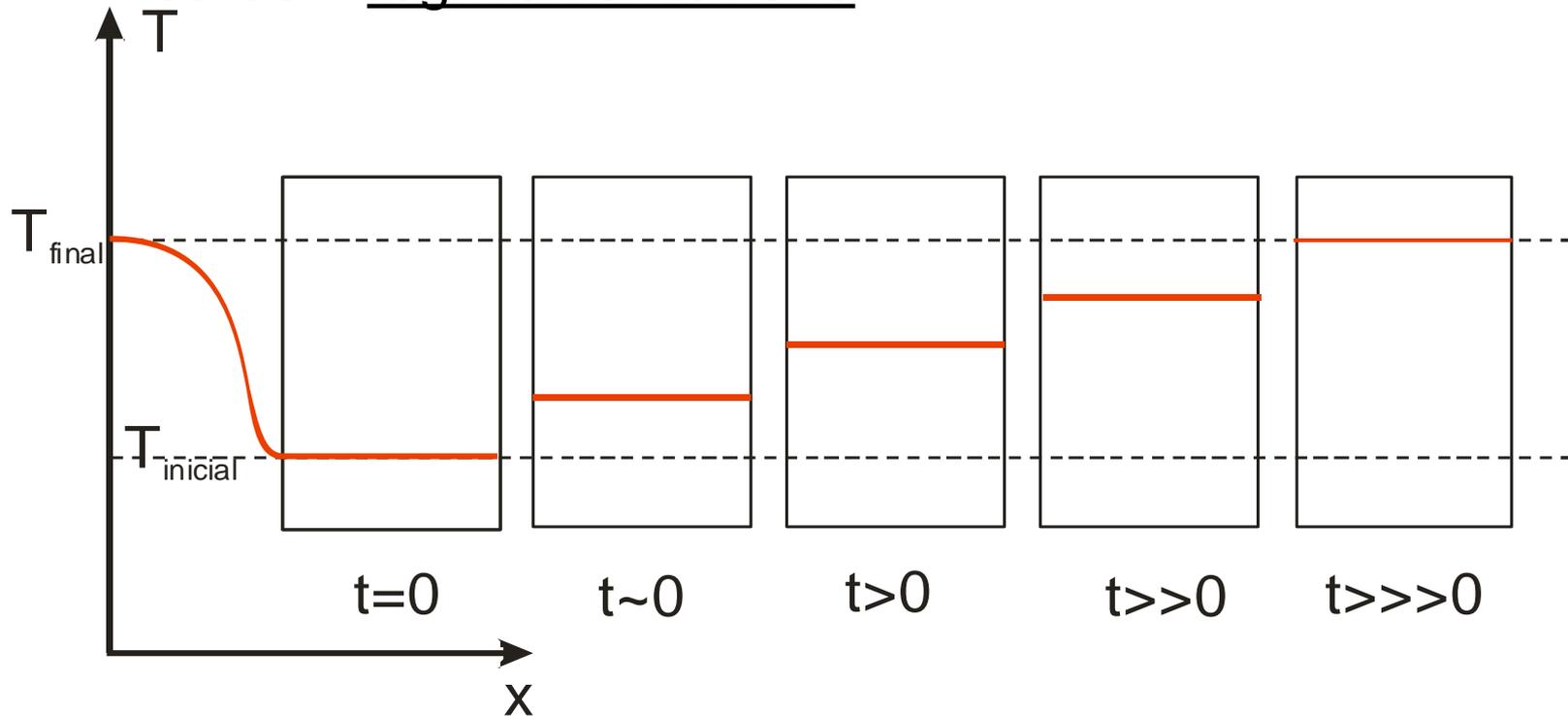
- Difusividade térmica: $\alpha = \frac{\lambda}{\rho \cdot c_p} \left[\frac{L^2}{T} \right]$

- 2ª lei de Fourier: $\frac{\partial T}{\partial t} = \alpha \cdot \frac{\partial^2 T}{\partial x^2}$ **Gradiente varia com o tempo**

- Soluções da 2ª lei de Fourier:
 - Adotam-se casos específicos

TRANSMISSÃO DE CALOR EM REGIME TRANSIENTE

- 1º caso:
 - Alta resistência no meio fluido e baixa resistência do sólido – regime newtoniano



TRANSMISSÃO DE CALOR EM REGIME TRANSIENTE

- 1º caso

$$\frac{T - T_f}{T_i - T_f} = \exp\left(-\frac{\bar{h} \cdot S}{\rho \cdot c_p \cdot V} \cdot t\right) = \frac{T - T_\infty}{T_i - T_\infty}$$

$$\frac{\theta}{\theta_i} = \frac{T - T_\infty}{T_i - T_\infty} = \text{temp. adimensional ou temp. relativa}$$

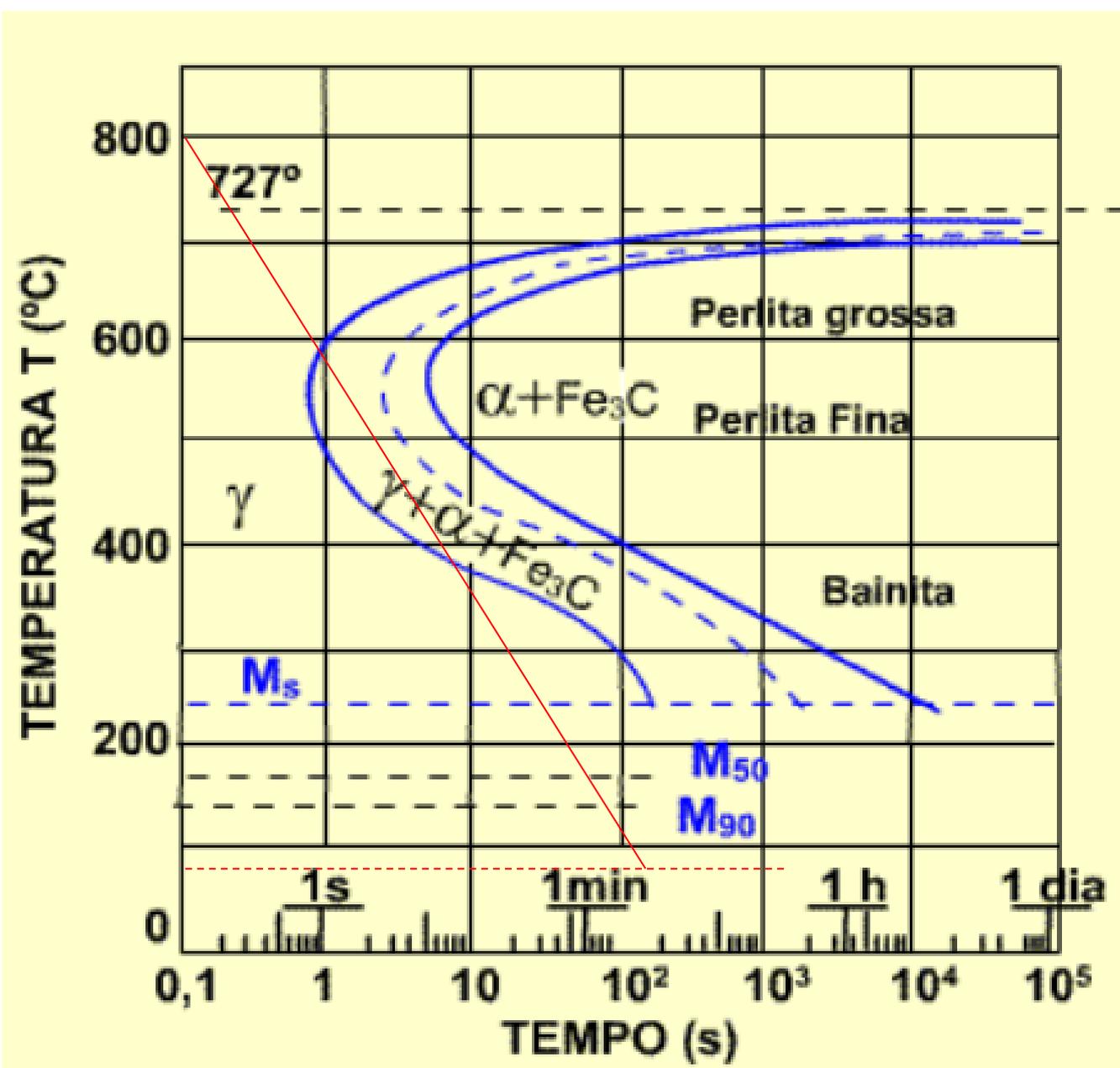
TRANSMISSÃO DE CALOR EM REGIME TRANSIENTE

Uma esfera de aço eutetóide de diâmetro de 1,3 cm a 800°C é resfriada ao ar que está a 25°C numa operação de têmpera. Calcule o tempo necessário para esfriar a esfera a 90°C. Verifique qual vai ser a microestrutura do aço. Se não for ideal, o que se deve fazer? Dados: $\lambda=43,2\text{W/m.K}$; $\rho=7849\text{kg/m}^3$; $c_p=460\text{J/kg.K}$; $h_{\text{ar}}=110\text{W/m}^2.\text{K}$.

$$\frac{90 - 25}{800 - 25} = \exp\left(-\frac{110 \cdot (4 \cdot \pi \cdot 0,0065^2)}{7849 \cdot 460 \cdot \left(\frac{4 \cdot \pi \cdot 0,0065^3}{3}\right)} \cdot t\right) = \frac{T - T_\infty}{T_i - T_\infty}$$

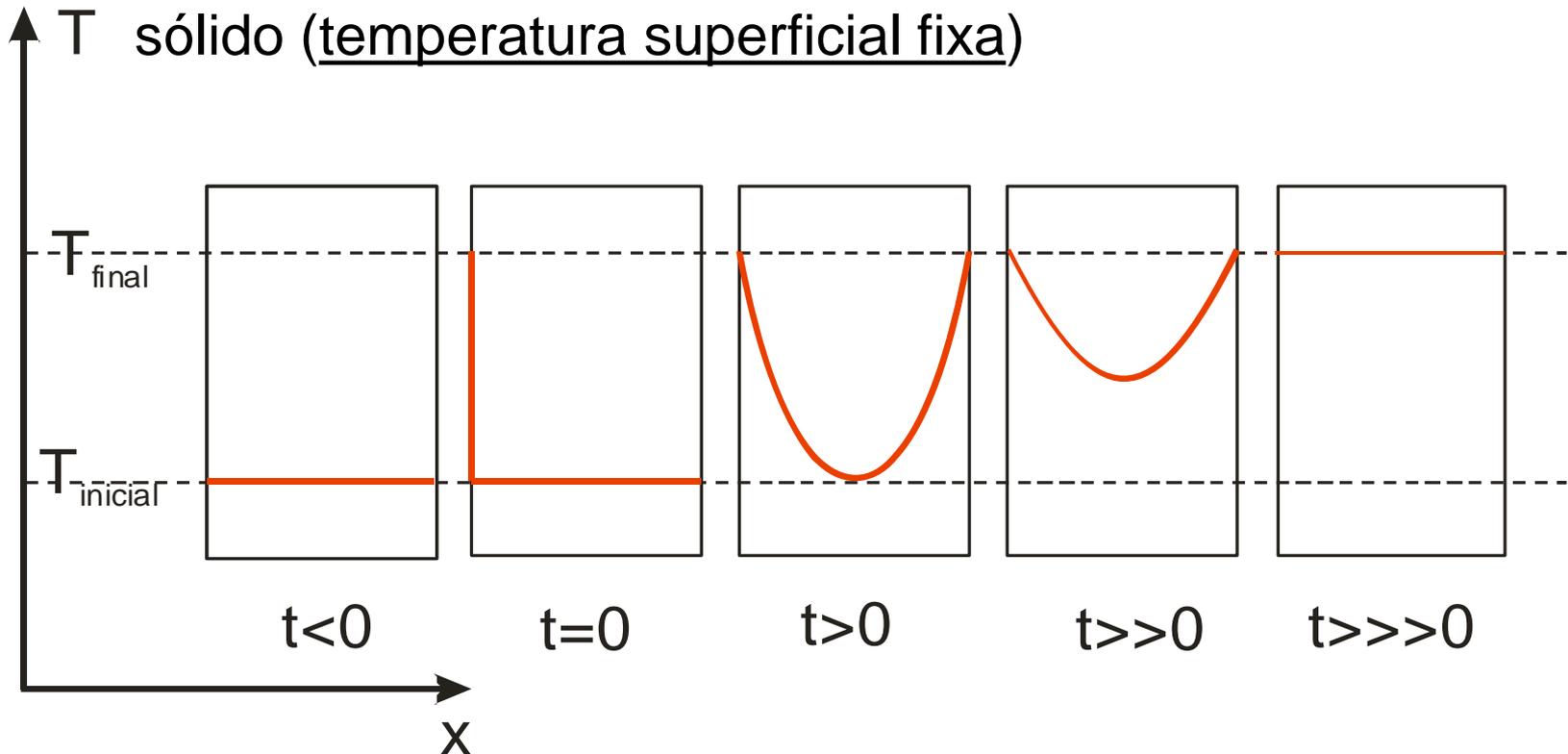
$$t = 176,26 \text{ s}$$

$$Bi = \frac{110 \cdot 0,0065}{43,2} = 1,66 \times 10^{-2}$$



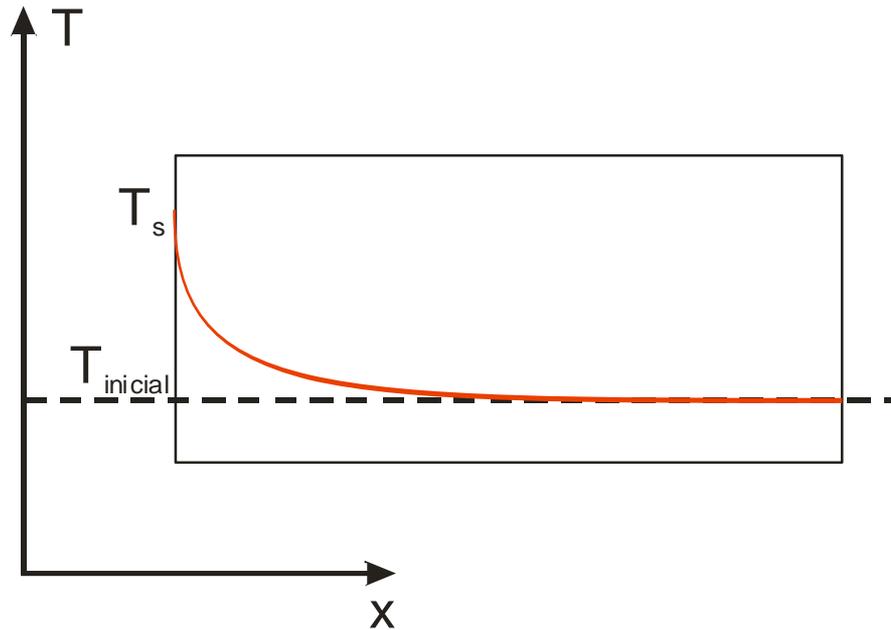
TRANSMISSÃO DE CALOR EM REGIME TRANSIENTE

- 2º caso:
 - Baixa resistência no meio fluido e alta resistência do sólido (temperatura superficial fixa)



TRANSMISSÃO DE CALOR EM REGIME TRANSIENTE

- 2º caso



$$\frac{T(x,t) - T_f}{T_i - T_f} = \operatorname{erf}\left(\frac{x}{\sqrt{4 \cdot \alpha \cdot t}}\right)$$

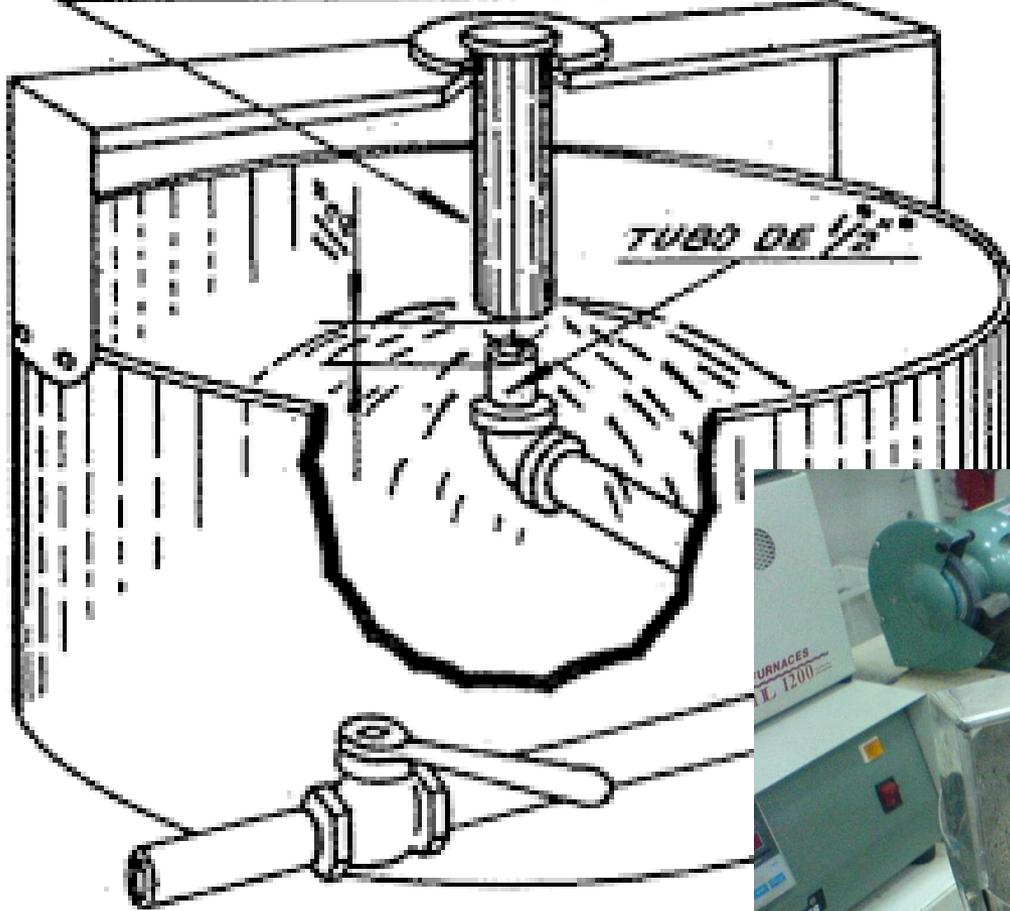
TRANSMISSÃO DE CALOR EM REGIME TRANSIENTE

O ensaio Jominy é normalmente utilizado para determinar a temperabilidade de aços. O corpo de prova pode ser considerado um sólido semi-infinito com a temperatura da ponta na temperatura da água (295K). Em um aço eutetóide, uma microestrutura 50% martensita e 50% perlita é conseguida a uma distância de 9 mm da ponta temperada quando o aço é aquecido a 1090K. Assuma que a microestrutura 50/50 depende do tempo para resfriar a 840K. Sabendo disso, calcule o tempo que o corpo de prova demora para atingir 840K a 9mm de distância da ponta. Dados: $\lambda=21,5\text{W/m.K}$; $\rho=7700\text{kg/m}^3$; $c_p=600\text{J/kg.K}$.

$$\alpha = \frac{21,5}{7700 \cdot 600} = \frac{840 - 295}{1090 - 295} = \text{erf} \left(\frac{0,009}{\sqrt{4 \cdot 4,65 \times 10^{-6} \cdot t}} \right) = 0,686$$
$$= 4,65 \times 10^{-6} \text{m}^2/\text{s}$$

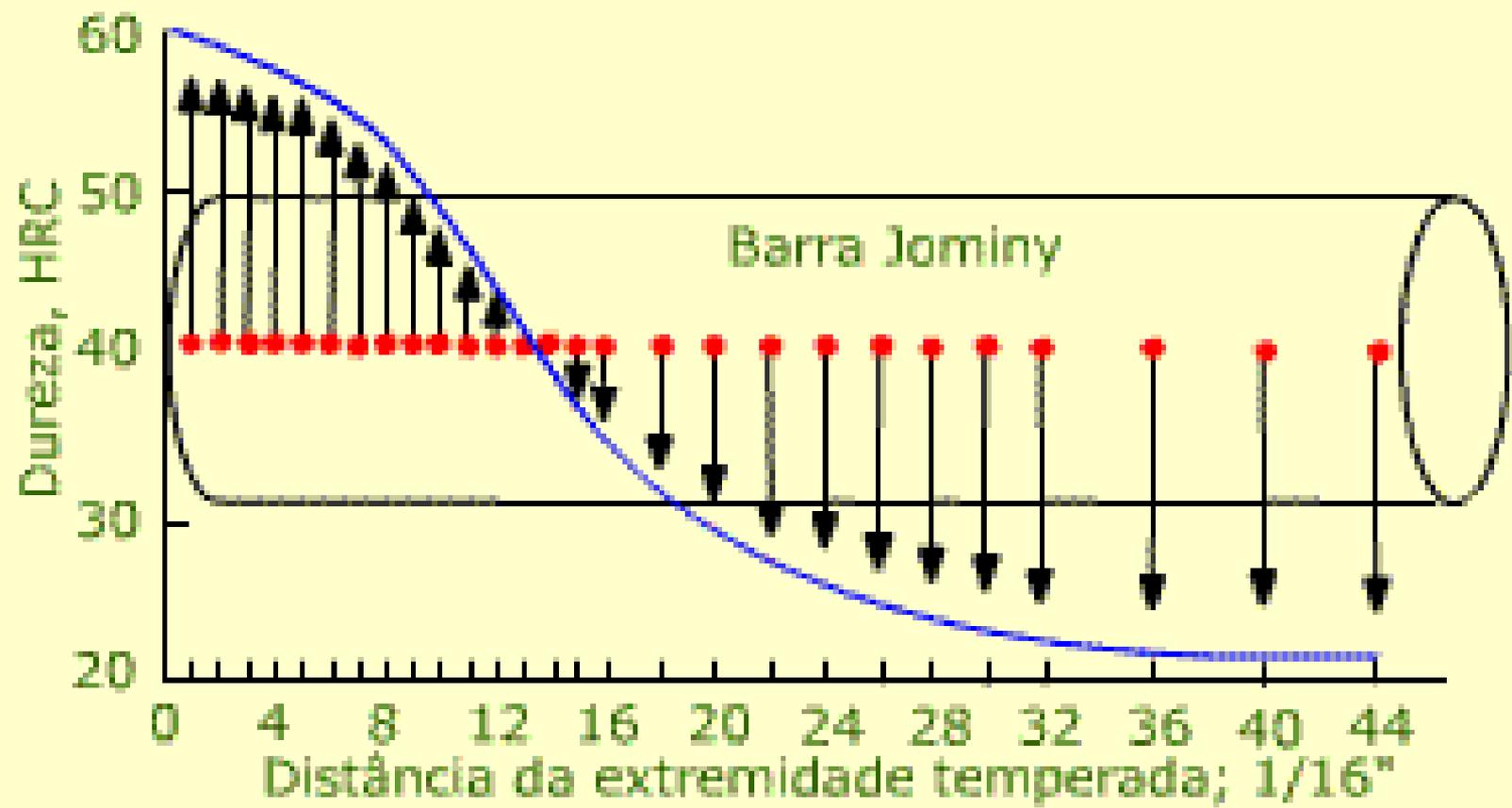
$$Bi = \frac{\bar{h} \cdot L}{\lambda} \rightarrow \infty$$

CORPO DE PROVA DE $\phi 1" \times 4"$



TUBO DE $\frac{1}{2}"$





TRANSMISSÃO DE CALOR EM REGIME TRANSIENTE

N	erf(N)										
0	0	0,38	0,41275	0,76	0,72237	1,14	0,89658	1,52	0,97009	1,9	0,99336
0,02	0,02279	0,4	0,43227	0,78	0,73482	1,16	0,90249	1,54	0,97219	1,92	0,99391
0,04	0,04557	0,42	0,45147	0,8	0,74688	1,18	0,90813	1,56	0,97415	1,94	0,99442
0,06	0,0683	0,44	0,47035	0,82	0,75855	1,2	0,91351	1,58	0,97599	1,96	0,99489
0,08	0,09098	0,46	0,48889	0,84	0,76984	1,22	0,91863	1,6	0,97772	1,98	0,99532
0,1	0,11359	0,48	0,50708	0,86	0,78074	1,24	0,9235	1,62	0,97934		
0,12	0,13611	0,5	0,52493	0,88	0,79127	1,26	0,92812	1,64	0,98086		
0,14	0,15851	0,52	0,54241	0,9	0,80143	1,28	0,93252	1,66	0,98227		
0,16	0,18079	0,54	0,55952	0,92	0,81123	1,3	0,9367	1,68	0,9836		
0,18	0,20292	0,56	0,57627	0,94	0,82066	1,32	0,94065	1,7	0,98484		
0,2	0,22489	0,58	0,59263	0,96	0,82974	1,34	0,9444	1,72	0,98599		
0,22	0,24668	0,6	0,60861	0,98	0,83847	1,36	0,94795	1,74	0,98707		
0,24	0,26828	0,62	0,6242	1	0,84685	1,38	0,95131	1,76	0,98807		
0,26	0,28967	0,64	0,63941	1,02	0,8549	1,4	0,95449	1,78	0,989		
0,28	0,31083	0,66	0,65422	1,04	0,86263	1,42	0,95749	1,8	0,98987		
0,3	0,33175	0,68	0,66864	1,06	0,87003	1,44	0,96032	1,82	0,99067		
0,32	0,35241	0,7	0,68266	1,08	0,87712	1,46	0,96299	1,84	0,99142		
0,34	0,37281	0,72	0,69629	1,1	0,8839	1,48	0,9655	1,86	0,99212		
0,36	0,39293	0,74	0,70953	1,12	0,89038	1,5	0,96787	1,88	0,99276		

$$\operatorname{erf}\left(\frac{0,009}{\sqrt{4 \times 4,65 \times 10^{-6} \cdot t}}\right) = 0,686 \quad \frac{0,009}{\sqrt{4 \times 4,65 \times 10^{-6} \cdot t}} = 0,705 \quad t = 8,76s$$

TRANSMISSÃO DE CALOR EM REGIME TRANSIENTE

- 3º caso:



TRANSMISSÃO DE CALOR EM REGIME TRANSIENTE

- 3º caso:

- nº de Biot : $Bi = \frac{\bar{h} \cdot L}{\lambda}$

- nº de Fourier : $Fo = \frac{\alpha \cdot t}{L^2}$

- Ábacos Bi, Fo, T_{adm} , forma, posição

- Sólidos padrão: placa e cilindro infinitos e esfera

TRANSMISSÃO DE CALOR EM REGIME TRANSIENTE

