

95

7º Trabalho em Grupo - Comportamento dinâmico de sistemas de 1ª. ordem

Grupo: 8

Nomes: <i>Cauê Lima Conti</i>	<i>Izabella Munucio</i>	<i>José da Costa</i>
<i>Maria Eduarda Lima</i>	<i>Viviane Furtas</i>	

1) Dois trocadores de calor acoplados em série são utilizados para realizar o tratamento térmico em um determinado processo. Cada um dos dois trocadores possui regime de escoamento que pode ser aproximado para um tanque perfeitamente agitado. O fluido atravessa o primeiro trocador onde o fluido é aquecido, depois ele segue para um tubo de retenção e em seguida o fluido é resfriado no segundo trocador (Figura 1). Exceto a temperatura, as características do fluido podem ser consideradas constantes e são: c_p (médio): 4,175 kJ/kg.K e ρ (média): 995 kg/m³. Os trocadores possuem volumes diferentes ($V_1 = 0,075\text{m}^3$ e $V_2 = 0,040\text{m}^3$). Os valores dos parâmetros no estado estacionário são descritos na Tabela 1. Considere: F constante; fluido incompressível.

a) Determine as funções de transferência que descrevem o processo no trocador de aquecimento (1) e calcule os valores dos ganhos e das constantes de tempo das respectivas funções de transferência.

b) Determine a funções de transferência para o processo no trocador de resfriamento (2), não esquecendo de levar em conta o efeito do tubo de retenção.

c) Considerando que não variação em Q_1 (energia fornecida ao trocador 1 em kJ/h) e em Q_2 (energia removida no trocador 2 em kJ/h), calcule a variação na temperatura de saída T_2 frente a uma variação na forma de degrau de amplitude 5 em T_0 .

Tabela 02: Valores dos parâmetros no estado estacionário.

Parâmetro	t_D (s)	F (l/s)	T_0 (°C)	T_1 (°C)	T_1^* (°C)	T_2 (°C)
Valor	30	(0,5)	10	72	72	20

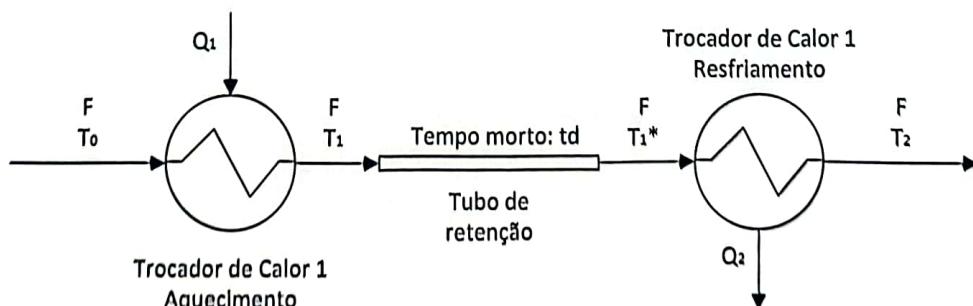
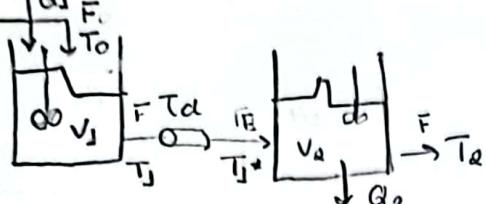


Figura 01: Esquema dos trocadores de calor.

TG7



Hipóteses:

- Nível de fluido constante
- $\varphi, \rho, V_1, V_2, \Rightarrow \text{cte}$
- $F \Rightarrow \text{cte}$

Dados
$\varphi = 4,375 \frac{\text{kg}}{\text{kg} \cdot \text{K}}$
$\rho_m = 895 \text{ kg/m}^3$
$V_1 = 0,075 \text{ m}^3$
$V_2 = 0,040 \text{ m}^3$

a) Função de Transfusão Incôndida de aquecimento

Balanço de Energia no Tanque:

$$M_o \cdot F \cdot P_o - M_s \cdot F \cdot P_s + Q_s = \frac{dE}{dt}$$

$$C_p \cdot (T_o - T_A) \cdot F \cdot P_o - C_p \cdot (T_s - T_A) \cdot F \cdot P_s + Q = \frac{d(P \cdot V_1 \cdot C_p (T_s - T_A))}{dt}$$

$$C_p \cdot F \cdot P \cdot T_o - C_p \cdot F \cdot P \cdot T_s + Q_{(T)} = P \cdot V_1 \cdot \varphi \cdot \frac{dT}{dt}$$

$$\frac{F}{V_1} \cdot T_{o(T)} - \frac{F}{V_1} \cdot T_{s(T)} + \frac{1}{P \cdot V_1 \cdot C_p} \cdot Q_{(T)} = \frac{dT}{dt} \quad (\text{E.D.O linear}) \quad (1)$$

Estado Estacionário

$$\frac{F}{V_1} \cdot T_{o\infty} - \frac{F}{V_1} \cdot T_{s\infty} + \frac{1}{P \cdot V_1 \cdot \varphi} \cdot Q_{\infty} = 0 \quad (2)$$

Sustituir (2) de (1)

$$\frac{F}{V_1} (T_{o(T)} - T_{o\infty}) - \frac{F}{V_1} (T_{s(T)} - T_{s\infty}) - \frac{1}{P \cdot V_1 \cdot C_p} \cdot (Q_{(T)} - Q_{\infty}) = \frac{dT}{dt}$$

Formato variável desvio

$$\frac{F}{V_1} \cdot T_{o(T)} - \frac{F}{V_1} \cdot T_{s(T)} + \frac{1}{P \cdot V_1 \cdot C_p} \cdot Q'(T) = \frac{dT}{dt}$$

Aplicando a T.L.

$$\frac{F}{V} \cdot \bar{T}_{o(\omega)} - \frac{F}{V} \cdot \bar{T}_{s(\omega)} + \frac{1}{P \cdot V \cdot C_p} \cdot \bar{Q}'(\omega) = S \cdot \bar{T}'_{s(s)}$$

Função de Transfusão

$$\boxed{\bar{T}_s(\omega) = \frac{1}{\frac{V_1}{F} s + 1} \cdot \bar{T}_{o(\omega)} + \left[\frac{\frac{1}{P \cdot C_p \cdot F}}{\frac{V_1}{F} s + 1} \cdot \bar{Q}'(\omega) \right]}$$

F.T. 1.1

$$FT 1.1 \Rightarrow \bar{T}_s(\omega) = \frac{1}{\frac{0,075}{0,6/1000} + 1} \cdot \bar{T}_{o(\omega)} \Rightarrow \bar{T}_s(\omega) = \frac{1}{150 s + 1} \cdot \bar{T}_{o(\omega)}$$

F.T. 2.1

$$\therefore K_p = 1$$

$$T_p = 150 \Omega$$

$$FT 2.1 \Rightarrow \bar{T}_s(\omega) = \frac{1}{\frac{895 \cdot 4,375 \cdot 0,5}{0,075} + 1} \cdot \bar{Q}'(\omega) \Rightarrow \bar{T}_s(\omega) = \frac{0,00048}{150 s + 1} \cdot \bar{Q}'(\omega)$$

$$K_p = 0,00048$$

$$T_p = 150 \Omega$$

b) função de Transfusão pt Tanque 2 (respiamento)

Segundo o mesmo raciocínio utilizado pt o Tanque 1, levando em consideração que o Tanque 2 só de respiramento, que não é nula o calor (-Q₂)

$$\bar{T}_{2(s)} = \frac{1}{\frac{V_2}{F} \cdot s + 1} \cdot \bar{T}_{1^*(s)} - \left| \begin{array}{l} \frac{1}{P \cdot \rho \cdot F} \cdot \bar{Q}_2(s) \\ \frac{V_2}{F} \cdot s + 1 \end{array} \right| \quad FT_{2.2}$$

Balanço de massa pt Tudo

$$\bar{T}_{1^*(s)} = \bar{T}_{1(s)} \cdot N \cdot (1 - \bar{\tau}_{d.s})$$

$$\bar{T}_{1^*(s)} = \bar{T}_{1(s)} \text{ e}$$

aplicando a linearização pt aproximação de Pode

$$\bar{T}_{1^*(s)} = (1 - \frac{\bar{\tau}_{d.s}}{s}) \cdot \bar{T}_{1(s)} \quad (\text{substituindo valores})$$

$$(1 + \frac{\bar{\tau}_{d.s}}{s})$$

$$\bar{T}_{1^*(s)} = \left(1 - \frac{30}{2} \cdot s\right) \cdot \bar{T}_{1(s)} \Rightarrow \bar{T}_{1^*(s)} = \frac{1 - 15s}{1 + 15s} \cdot \bar{T}_{1(s)}$$

Substituindo na FT pt Tanques

$$\bar{T}_{2(s)} = \frac{1}{\frac{V_2}{F} \cdot s + 1} \cdot \frac{(1 - 15s)}{(1 + 15s)} \cdot \bar{T}_{1(s)} - \left| \begin{array}{l} \frac{1}{P \cdot \rho \cdot F} \cdot \bar{Q}_2(s) \\ \frac{V_2}{F} \cdot s + 1 \end{array} \right|$$

$$\bar{T}_{2(s)} = \frac{1}{\frac{0,09}{0,5} \cdot s + 1} \cdot \frac{(1 - 15s)}{(1 + 15s)} \cdot \bar{T}_{1(s)} - \left| \begin{array}{l} \frac{1}{99s \cdot 1,15s \cdot 0,5} \cdot \bar{Q}_2(s) \\ \frac{0,09}{0,5} \cdot s + 1 \end{array} \right|$$

$$\bar{T}_{2(s)} = \frac{1}{80s + 1} \cdot \frac{(1 - 15s)}{(1 + 15s)} \cdot \bar{T}_{1(s)} - \left| \begin{array}{l} 0,00048 \cdot \bar{Q}_2(s) \\ 150s + 1 \end{array} \right|$$

Substituindo pt FT 1 e FT 2.1

$$\bar{T}_{2(s)} = \frac{1}{80s + 1} \cdot \frac{(1 - 15s)}{(1 + 15s)} \cdot \frac{1}{150s + 1} \cdot \bar{T}_{1(s)} - 0,00048 \cdot \bar{Q}_2(s) + \rightarrow$$

$$\rightarrow \frac{1}{80s + 1} \cdot \frac{(1 - 15s)}{(1 + 15s)} \cdot \frac{0,00048 \cdot \bar{T}_{1(s)}}{150s + 1} \quad | \quad \text{Resposta}$$

c) se variação em G_1 e G_2

$$\bar{T}_2(s) = \frac{1}{80s+1} \cdot \frac{(1-15s)}{(1+15s)} \cdot \frac{1}{150s+1} \cdot \bar{T}_0(s) - 0.00098 \cdot \bar{\theta}_{21}(s) +$$

$$\frac{1}{80s+1} \cdot \frac{(1-15s)}{(1+15s)} \cdot 0.00098 \cdot \bar{\theta}_{11}(s)^C$$

$$\therefore \bar{T}_0(s) = \frac{1}{80s+1} \cdot \frac{(1-15s)}{(1+15s)} \cdot \frac{1}{150s+1} \cdot \bar{T}_0(s)$$

variação na forma

de degrau de amplitude 5 milí

$$\lim_{s \rightarrow 0} s \cdot \bar{T}_0(s)$$

$$\lim_{s \rightarrow 0} s \cdot \left[\frac{1}{80s+1} \cdot \frac{(1-15s)}{(1+15s)} \cdot \frac{1}{150s+1} \cdot s \right]$$

$$\lim_{s \rightarrow 0} \left[\frac{1}{3} \cdot \frac{1}{3} \cdot \frac{1}{3} \cdot 5 \right] = 5^\circ C$$

∴ variação de $\bar{T}_2 = 5^\circ C$