

# Introdução à Engenharia Química e Bioquímica

**Aula 9 Balanços Energéticos  
MIEQB  
ano lectivo de 2020/2021**

---

## Sumário da aula

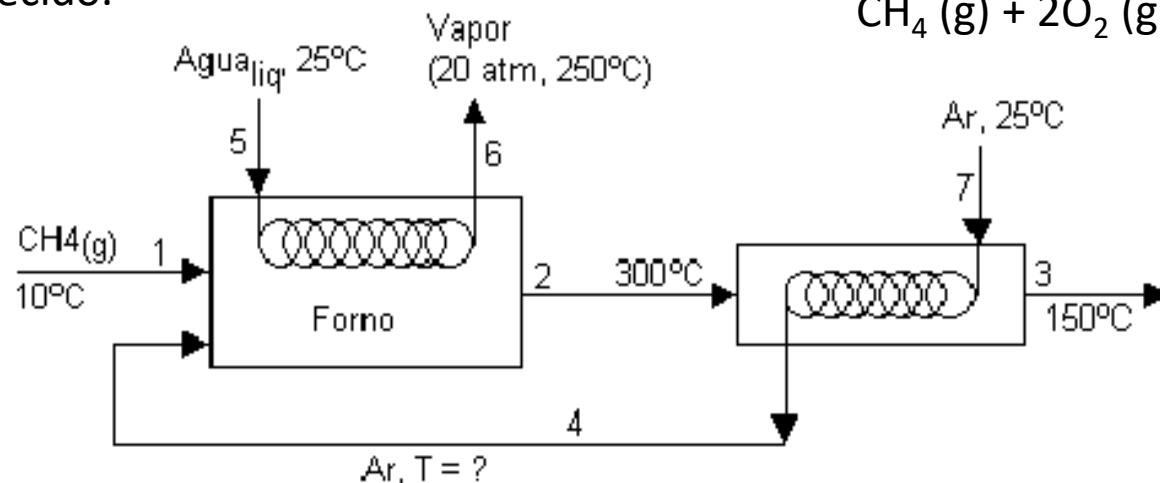
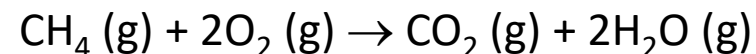
### Balances energéticos a sistemas reactivos

#### ➤ Exercícios

---

## 5.24.

Numa caldeira industrial metano é completamente queimado com um excesso de  $O_2$  (excesso de 25%). O calor assim libertado é aproveitado para a produção de vapor de água sobreaquecido.



Os gases de combustão, que saem do forno a  $300^\circ C$ , são alimentados a um permutador de calor para aquecer o ar alimentado ao forno da caldeira. Sabendo que o caudal de alimentação de metano ao processo é de  $45\ kmol.h^{-1}$  calcule:

- a temperatura do ar alimentado ao forno.
- a quantidade de vapor produzido por hora.

Despreze as perdas de calor no sistema; Composição molar do ar = 79%  $N_2$  + 21%  $O_2$

**5.24.**

Dados:

$$C_p \text{ CH}_4 (\text{g}) = 10 \text{ cal.mol}^{-1}.\text{K}^{-1}$$

$$C_p \text{ H}_2\text{O} (\text{l}) = 18 \text{ cal.mol}^{-1}.\text{K}^{-1}$$

$$C_p \text{ O}_2 (\text{g}) = 7.3 \text{ cal.mol}^{-1}.\text{K}^{-1}$$

$$C_p \text{ N}_2 (\text{g}) = 7.04 \text{ cal.mol}^{-1}.\text{K}^{-1}$$

$$C_p \text{ CO}_2 (\text{g}) = 10.1 \text{ cal.mol}^{-1}.\text{K}^{-1}$$

$$C_p \text{ H}_2\text{O} (\text{g}) = 9.72 \text{ cal.mol}^{-1}.\text{K}^{-1}$$

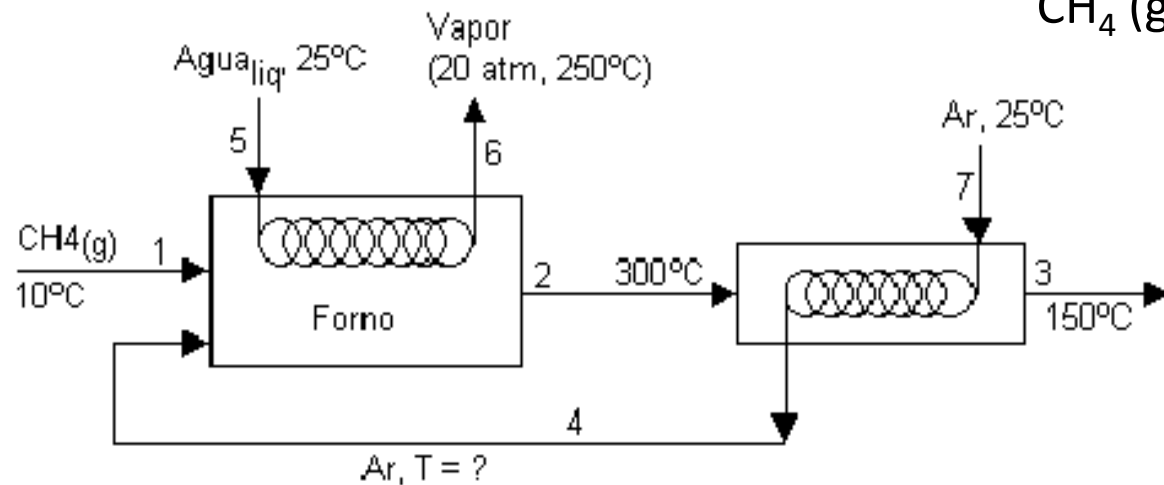
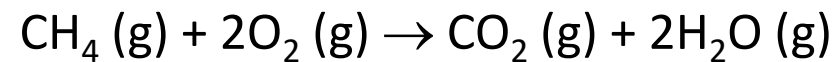
$$\Delta \hat{H}_{\text{vap.}} (\text{H}_2\text{O}) \text{ a } 1 \text{ atm; temp. de ebulição normal} = 9.72 \text{ Kcal.mol}^{-1}$$

$$\Delta \hat{H}_f^\circ (\text{CH}_4) \text{ gasoso} = -17.89 \text{ kcal.mol}^{-1}$$

$$\Delta \hat{H}_f^\circ (\text{CO}_2) \text{ gasoso} = -94.05 \text{ kcal.mol}^{-1}$$

$$\Delta \hat{H}_f^\circ (\text{H}_2\text{O}) \text{ gasoso} = -57.8 \text{ kcal.mol}^{-1}$$

5.24.

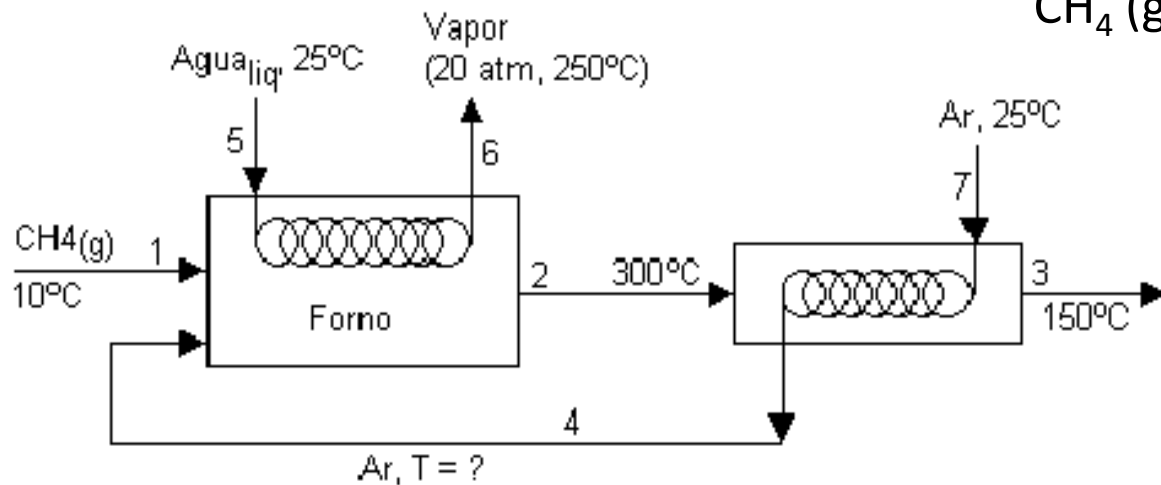
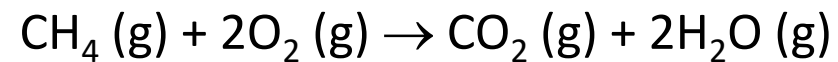


% Conversão  $\text{CH}_4 = 100\%$

% Excesso  $\text{O}_2 = 25\%$

Kmol	1	2	3	4	5	6	7
CH4	45	-	-	-	-	-	-
O2	-				-	-	
N2	-				-	-	
H2O	-			-			-
CO2	-			-	-	-	-
Total	45						

**5.24.**

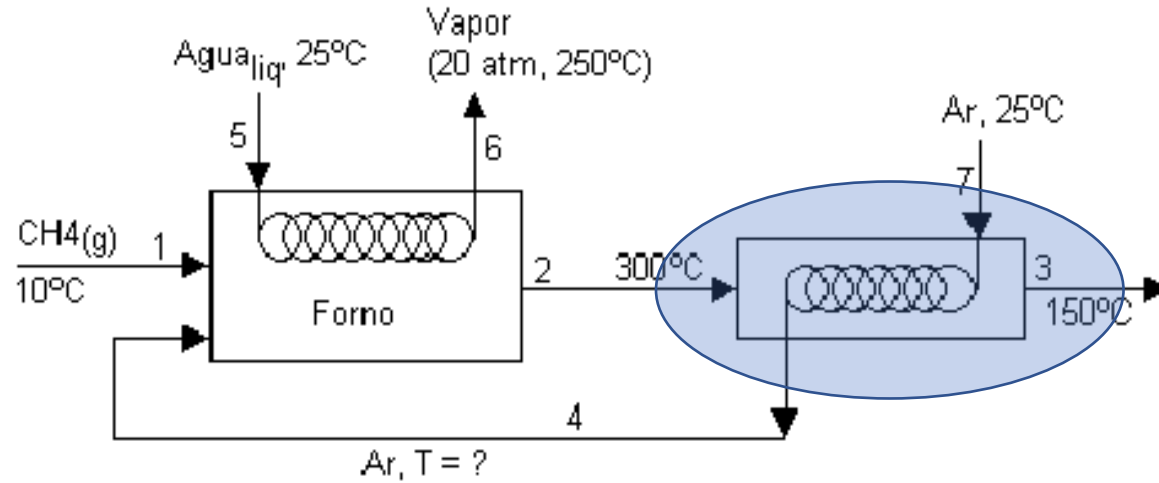


% Conversão CH<sub>4</sub> = 100%

% Excesso O<sub>2</sub> = 25%

Kmol	1	2	3	4	5	6	7
CH <sub>4</sub>	45	-	-	-	-	-	-
O <sub>2</sub>	-	22.5	22.5	112.5	-	-	112.5
N <sub>2</sub>	-	423.2	423.2	423.2	-	-	423.2
H <sub>2</sub> O	-	90	90	-	X	X	-
CO <sub>2</sub>	-	45	45	-	-	-	-
Total	45	580.7	580.7	536			536

**5.24.a)** a temperatura do ar alimentado ao forno



$P=1 \text{ atm}$   
 $T=25^\circ\text{C}$   
Estado gasoso

BE ao Permutador:

$$\Delta H_2 + \Delta H_7 = \Delta H_3 + \Delta H_4$$

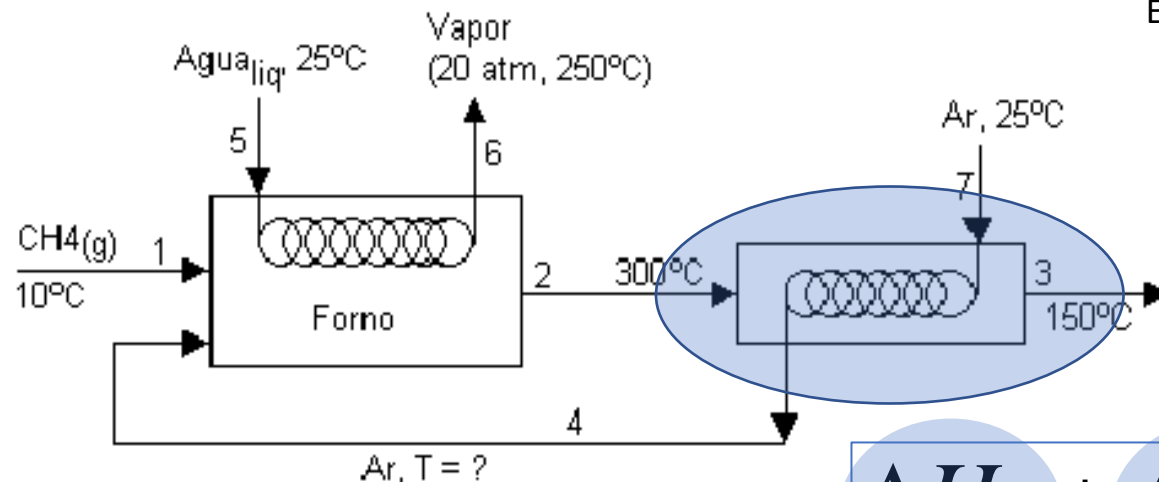
**5.24.a)** a temperatura do ar alimentado ao forno

P=1 atm

T=25°C

Estado gasoso

kmol	1	2	3	4	5	6	7
CH4	45	-	-	-	-	-	-
O2	-	22.5	22.5	112.5	-	-	112.5
N2	-	423.2	423.2	423.2	-	-	423.2
H2O	-	90	90	-	X	X	-
CO2	-	45	45	-	-	-	-
Total	45	580.7	580.7	536			536



$$\Delta H_2 + \Delta H_7 = \Delta H_3 + \Delta H_4$$

$$\Delta H_7 = 0 \text{ cal}$$

$$\begin{aligned} \Delta H_2 &= \int_{25}^{300} (22.5 * C_{p_{O_2}} + 423.2 * C_{p_{N_2}} + 90 * C_{p_{H_2O}} + 45 * C_{p_{CO_2}}) dT \\ &= 1.23 \times 10^6 \text{ Kcal} \end{aligned}$$

$$\begin{aligned} \Delta H_3 &= \int_{25}^{150} (22.5 * C_{p_{O_2}} + 423.2 * C_{p_{N_2}} + 90 * C_{p_{H_2O}} + 45 * C_{p_{CO_2}}) dT \\ &= 5.6 \times 10^5 \text{ Kcal} \end{aligned}$$



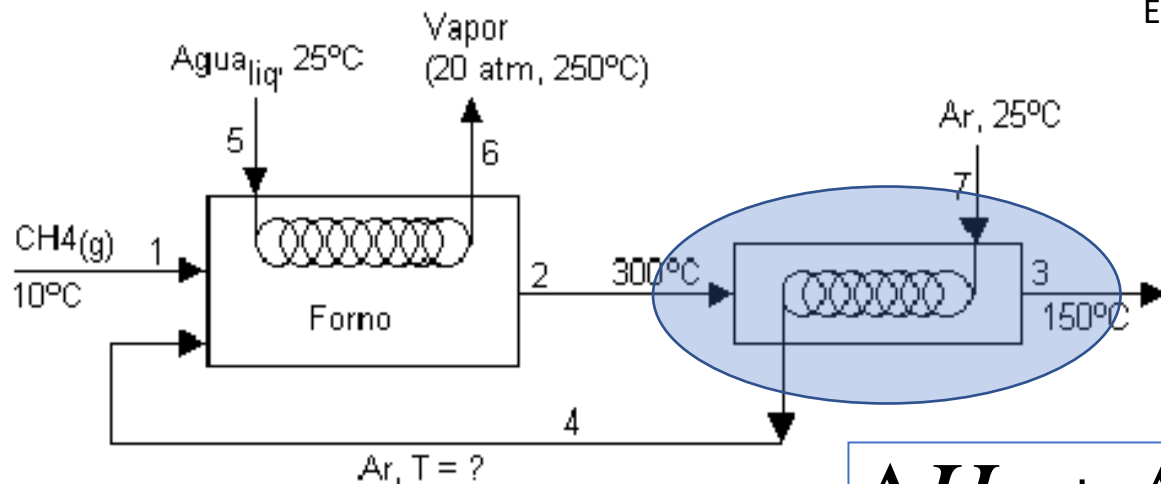
**5.24.a)** a temperatura do ar alimentado ao forno

P=1 atm

T=25°C

Estado gasoso

	1	2	3	4	5	6	7
CH4	45	-	-	-	-	-	-
O2	-	22.5	22.5	112.5	-	-	112.5
N2	-	423.2	423.2	423.2	-	-	423.2
H2O	-	90	90	-	X	X	-
CO2	-	45	45	-	-	-	-
Total	45	580.7	580.7	536			536



$$\Delta H_2 + \Delta H_7 = \Delta H_3 + \Delta H_4$$

$$\Delta H_4 = \Delta H_2 + \Delta H_7 - \Delta H_3$$

$$\Delta H_4 = 1.23 \times 10^6 + 0 - 5.6 \times 10^5$$

$$\Delta H_4 = 6.7 \times 10^5 \text{ Kcal}$$

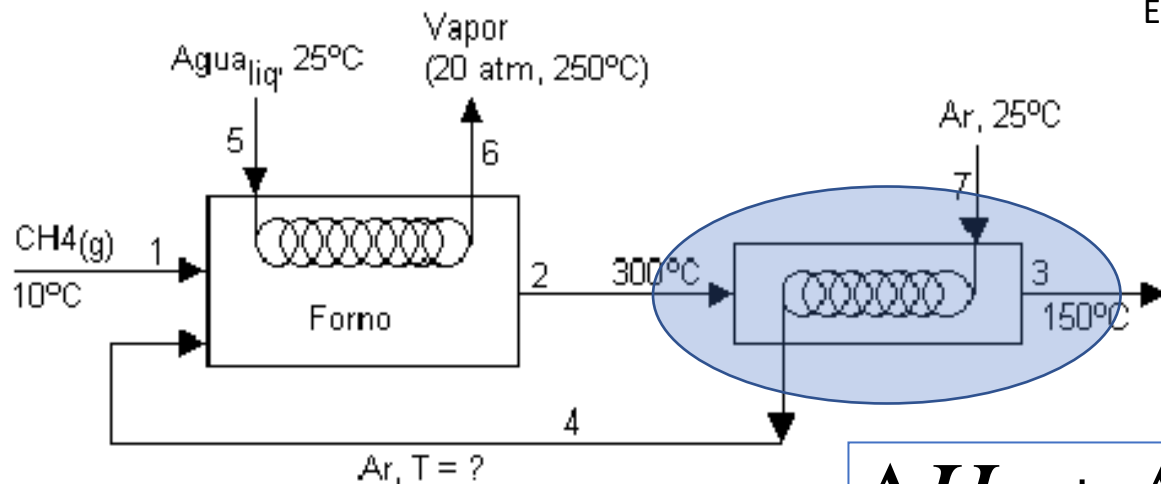
**5.24.a)** a temperatura do ar alimentado ao forno

P=1 atm

T=25°C

Estado gasoso

	1	2	3	4	5	6	7
CH4	45	-	-	-	-	-	-
O2	-	22.5	22.5	112.5	-	-	112.5
N2	-	423.2	423.2	423.2	-	-	423.2
H2O	-	90	90	-	X	X	-
CO2	-	45	45	-	-	-	-
Total	45	580.7	580.7	536			536



$$\Delta H_2 + \Delta H_7 = \Delta H_3 + \Delta H_4$$

$$\Delta H_4 = 6.7 \times 10^5 \text{ Kcal}$$

$$\Delta H_4 = \int_{25}^{T_4} (112.5 * C_{p_{O_2}} + 423.2 * C_{p_{N_2}}) dT = 6.7 \times 10^5$$

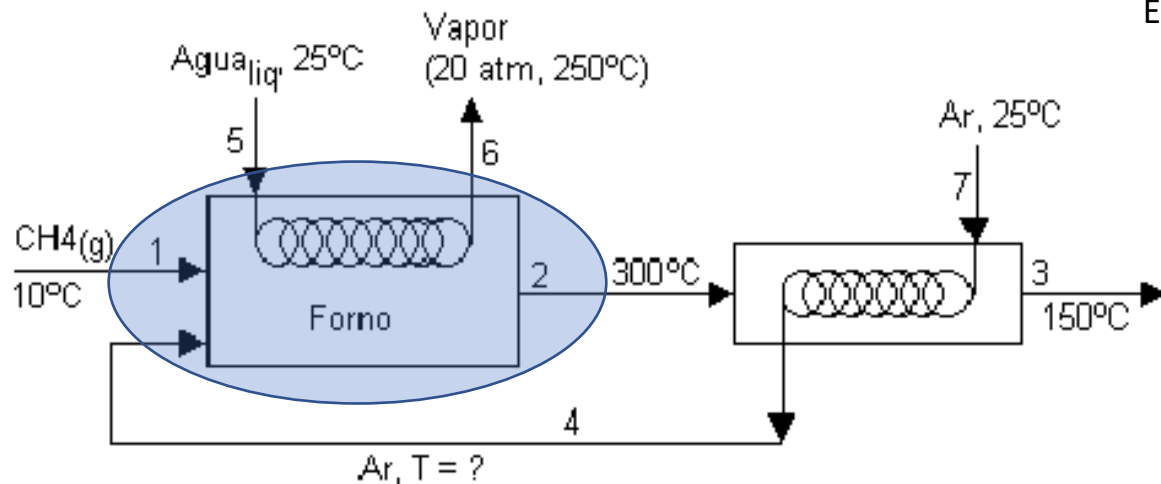
➡  $T_4 = 201.3 \text{ °C}$

**5.24.b)** a quantidade de vapor produzido por hora

P=1 atm

T=25°C

Estado gasoso



	1	2	3	4	5	6	7
CH4	45	-	-	-	-	-	-
O2	-	22.5	22.5	112.5	-	-	112.5
N2	-	423.2	423.2	423.2	-	-	423.2
H2O	-	90	90	-	X	X	-
CO2	-	45	45	-	-	-	-
Total	45	580.7	580.7	536			536

BE ao forno:

$$\Delta H_1 + \Delta H_4 + \Delta H_5 = \Delta H_2 + \Delta H_6 + \Delta H_{reacao}$$

$$\Delta H_1 = \int_{25}^{10} (45 * C_{p_{CH_4}}) dT = -6.75 \times 10^3 \text{ Kcal}$$

$$\Delta H_4 = 6.7 \times 10^5 \text{ Kcal}$$

$$\Delta H_2 = 1.23 \times 10^6 \text{ Kcal}$$

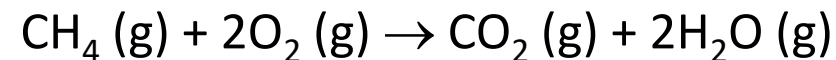
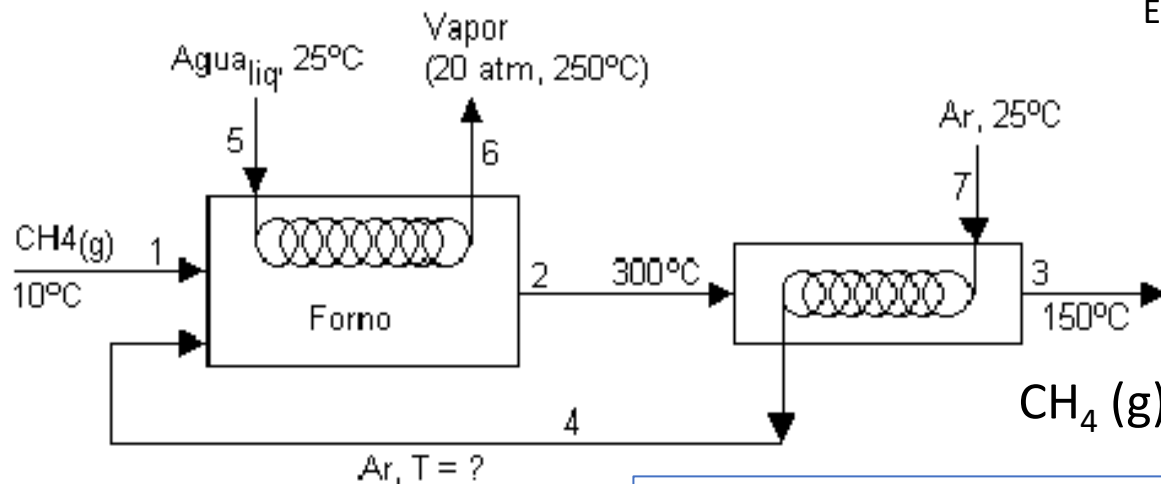
**5.24.b)** a quantidade de vapor produzido por hora

P=1 atm

T=25°C

Estado gasoso

	1	2	3	4	5	6	7
CH4	45	-	-	-	-	-	-
O2	-	22.5	22.5	112.5	-	-	112.5
N2	-	423.2	423.2	423.2	-	-	423.2
H2O	-	90	90	-	X	X	-
CO2	-	45	45	-	-	-	-
Total	45	580.7	580.7	536			536



$$\Delta H_1 + \Delta H_4 + \Delta H_5 = \Delta H_2 + \Delta H_6 + \Delta H_{\text{reacao}}$$

$$\Delta \hat{H}_R = \Delta \hat{H}_f^\circ (\text{CO}_2) + 2 \times \Delta \hat{H}_f^\circ (\text{H}_2\text{O}) - \Delta \hat{H}_f^\circ (\text{CH}_4)$$

$$\Delta \hat{H}_R = (-94.05) + 2 \times (-57.8) - (-17.89) = -191.76 \text{ Kcal/mol}$$

$$\Delta H_R^\circ = -191.76 \times 10^3 \text{ Kcal} / \text{Kmol} \times 45 \text{ Kmol}$$

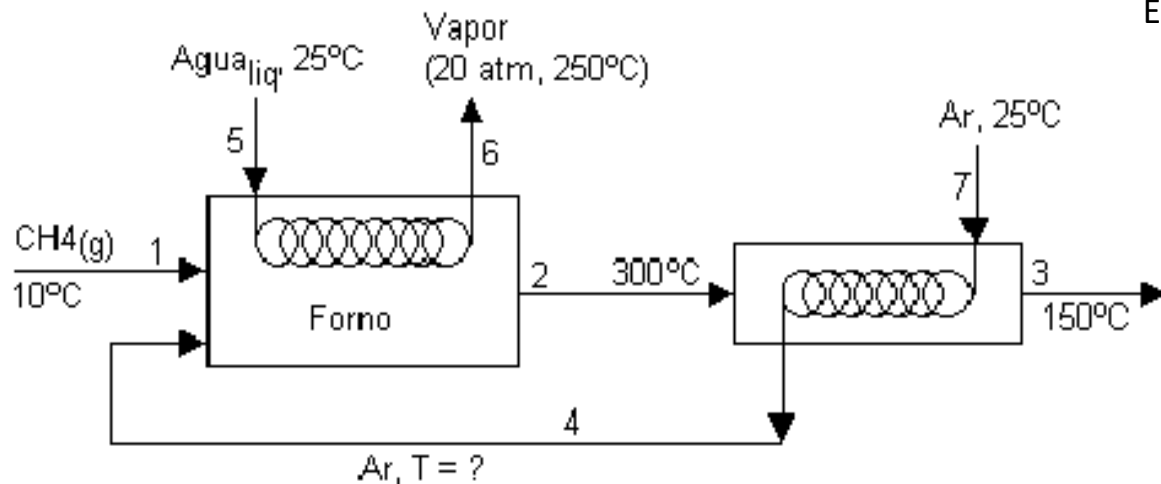
$$\Delta H_R^\circ = -8.63 \times 10^6 \text{ Kcal}$$

**5.24.b)** a quantidade de vapor produzido por hora

P=1 atm

T=25°C

Estado gasoso



	1	2	3	4	5	6	7
CH4	45	-	-	-	-	-	-
O2	-	22.5	22.5	112.5	-	-	112.5
N2	-	423.2	423.2	423.2	-	-	423.2
H2O	-	90	90	-	X	X	-
CO2	-	45	45	-	-	-	-
Total	45	580.7	580.7	536			536

BE ao forno:

$$\Delta H_1 + \Delta H_4 + \Delta H_5 = \Delta H_2 + \Delta H_6 + \Delta H_{reacao}$$

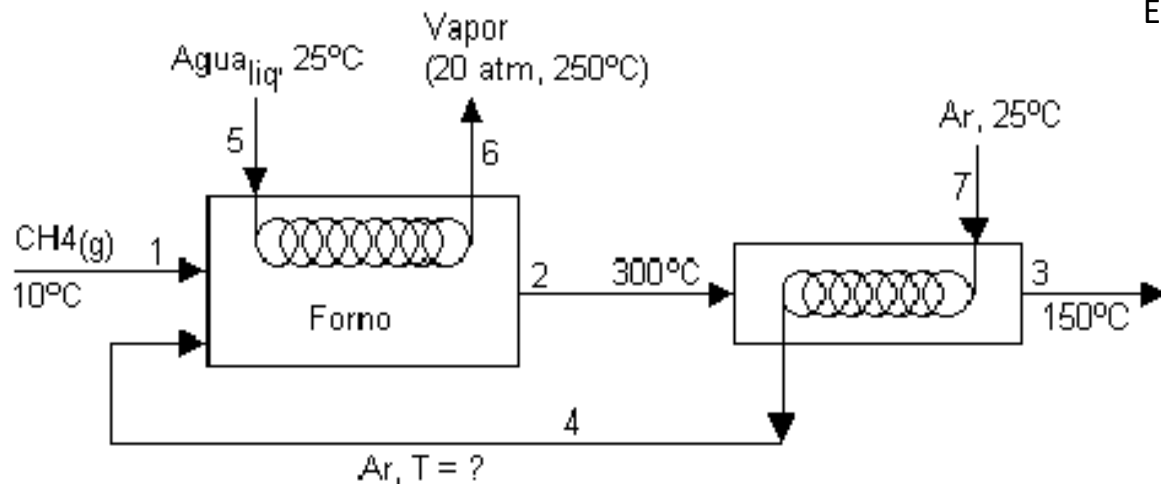
$$\Rightarrow \left[ \Delta H_6 - \Delta H_5 \right] = \Delta H_1 + \Delta H_4 - \Delta H_2 - \Delta H_R^\circ$$

**5.24.b)** a quantidade de vapor produzido por hora

P=1 atm

T=25°C

Estado gasoso



	1	2	3	4	5	6	7
CH4	45	-	-	-	-	-	-
O2	-	22.5	22.5	112.5	-	-	112.5
N2	-	423.2	423.2	423.2	-	-	423.2
H2O	-	90	90	-	X	X	-
CO2	-	45	45	-	-	-	-
Total	45	580.7	580.7	536			536

$$\left[ \Delta H_6 - \Delta H_5 \right] = \Delta H_1 + \Delta H_4 - \Delta H_2 - \Delta H_R^\circ$$

$$\Delta H_6 - \Delta H_5 = -6.75 \times 10^3 + 6.7 \times 10^5 - 1.23 \times 10^6 - (-8.63 \times 10^6)$$

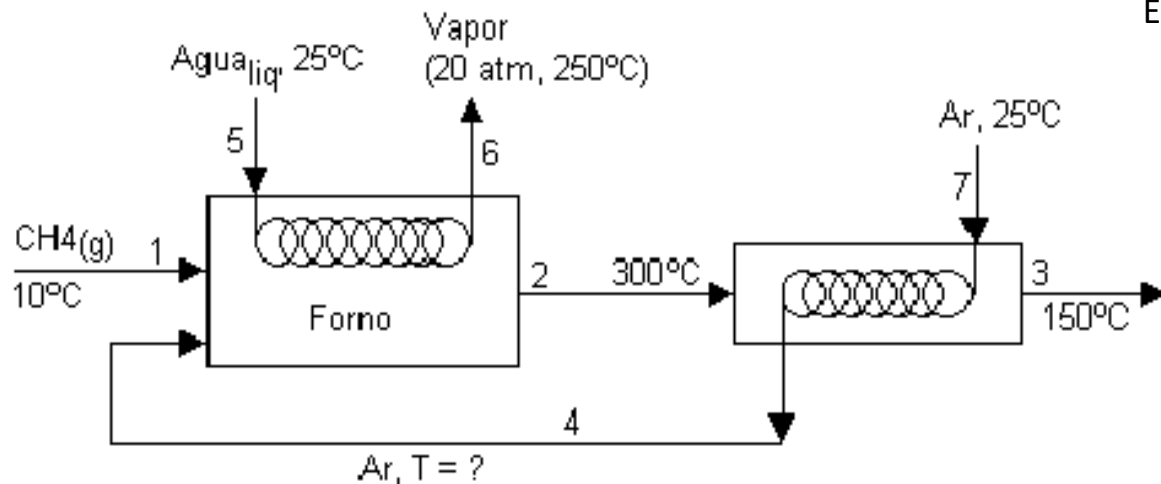
$$\Delta H_6 - \Delta H_5 = 8.06 \times 10^6 \text{ Kcal}$$

**5.24.b)** a quantidade de vapor produzido por hora

P=1 atm

T=25°C

Estado gasoso



	1	2	3	4	5	6	7
CH4	45	-	-	-	-	-	-
O2	-	22.5	22.5	112.5	-	-	112.5
N2	-	423.2	423.2	423.2	-	-	423.2
H2O	-	90	90	-	X	X	-
CO2	-	45	45	-	-	-	-
Total	45	580.7	580.7	536			536

$$\Delta H_6 - \Delta H_5 = \left[ \int_{25}^{100} C_{p_{H_2O_{líquido}}} dT + \Delta \hat{H}_{vap}^{100} + \int_{100}^{250} C_{p_{H_2O_{gasoso}}} dT \right] \times n_5$$

$$n_5 = n_6 !$$

$$\Delta H_6 - \Delta H_5 = (18 \times 75 + 9.72 \times 10^3 + 9.72 \times 150) \times n_5$$

$$1.25 \times 10^4 \times n_5 = 8.06 \times 10^6$$

$$\rightarrow n_5 = 643.6 \text{ kmol}$$