

$$\eta = \frac{h\nu}{KT} \times 3 + \lambda_{\max}, T = 2898 \mu\text{m K}$$

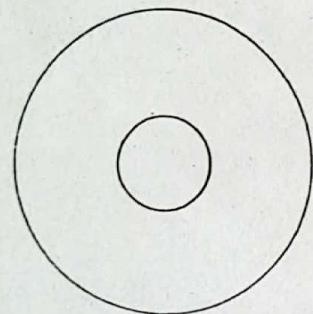
Integrando-se a Lei de Plánck obtém-se a potência total irradiada em todas as freqüências, chamada Lei de Stefan-Boltzmann:

$$Q_r = \sigma \epsilon A T^4$$

σ é a constante de Stefan-Boltzmann cujo valor é $(5.6697 \pm 0,0029) \times 10^{-5} \text{ erg seg}^{-1} \text{cm}^{-2} \text{K}^{-4}$

A tabela I dá os valores de ϵ para vários materiais em várias temperaturas.

b) Superisolamento - Aplicando-se a Lei de Stefan-Boltzmann a duas superfícies à temperatura T_1 e T_2



pode-se calcular a quantidade de calor recebido pela superfície 1. Admitindo-se que a superfície 1 intercepta A_1/A_2 do calor irradiado pela superfície 2, teremos:

$$\sigma A_2 \epsilon_2 T_2^4 - \text{calor emitido pelo corpo 2}$$

$$(A_1/A_2) \epsilon_1 - \text{fração absorvida pelo corpo 1}$$

$$1 - A_1/A_2 \epsilon_1 - \text{fração refletida pelo corpo 1}$$

O calor total absorvido pelo corpo 1 é:

$$\begin{aligned} & \sigma A_2 \epsilon_2 T_2^4 \left(\frac{A_1}{A_2} \epsilon_1 \right) + \sigma A_2 \epsilon_2 T_2^4 \left(1 - \frac{A_1}{A_2} \epsilon_1 \right) \left(1 - \epsilon_2 \right) \left(\frac{A_1}{A_2} \epsilon_1 \right) + \\ & + \sigma A_2 \epsilon_2 T_2^4 \left(1 - \frac{A_1}{A_2} \epsilon_1 \right)^2 \left(1 - \epsilon_2 \right)^2 + \dots \end{aligned}$$

A equação acima é uma série geométrica de razão

$$\left(1 - \frac{A_1}{A_2} \epsilon_1 \right) \left(1 - \epsilon_2 \right)$$

$$\dot{q}_1 = \sigma A_1 T_1^4 \left[\frac{\epsilon_1 \epsilon_2}{\epsilon_2 + (A_1/A_2) (1 - \epsilon_2) \epsilon_1} \right]$$

Igualmente o calor recebido pelo corpo 2 admitindo que toda irradiação de 1 alcança 2.

$$\begin{aligned} & \sigma A_1 \epsilon_1 T_1^4 \epsilon_2 + \sigma A_1 \epsilon_1 T_1^4 \left(1 - \epsilon_2 \right) \left(1 - A_1 \epsilon_1 / A_2 \right) \epsilon_2 + \\ & + \sigma A_1 \epsilon_1 T_1^4 \left(1 - \epsilon_2 \right)^2 \left(1 - A_1 \epsilon_1 / A_2 \right)^2 \epsilon_2 + \dots \end{aligned}$$

$$\dot{q}_2 = \sigma A_1 T_1^4 \frac{\epsilon_1 \epsilon_2}{\epsilon_2 + (A_1/A_2) (1 - \epsilon_2) \epsilon_1}$$

O calor líquido recebido pelo corpo 1

$$\dot{q}_r = \dot{q}_1 - \dot{q}_2 = \sigma A_1 \left[\frac{\epsilon_1 \epsilon_2}{\epsilon_2 + (A_1/A_2) (1 - \epsilon_2) \epsilon_1} \right] (T_2^4 - T_1^4)$$

Para os casos particulares de $A_2 = A_1$ (placas paralelas) e $\epsilon_1 = \epsilon_2 = \epsilon$.

$$\dot{q}_r = \sigma A \left(\frac{\epsilon}{2-\epsilon} \right) (T_2^4 - T_1^4)$$

Uma maneira de diminuir o calor incidente sobre o corpo 1 é usar n camadas refletoras (superisolamento). Reescrevendo a equação de \dot{q}_r teremos:

$$\dot{q}_r \left[\frac{1}{\epsilon_1} + A_1/A_2 \left(\frac{1}{\epsilon_2} - 1 \right) \right] = T_2^4 - T_1^4$$

Considerando que cada camada está isolada, o fluxo é o mesmo através delas. Portanto:

$$\dot{q}_r \left[\frac{1}{\epsilon_2} + (A_2/A_3) \left(\frac{1}{\epsilon_3} - 1 \right) \right] = T_3^4 - T_2^4$$

$$\dot{q}_r \left[\frac{1}{\epsilon_{n+1}} + (A_{n+1}/A_{n+2}) \left(\frac{1}{\epsilon_{n+2}} - 1 \right) \right] = T_{n+2}^4 - T_{n+1}^4$$

Somando todas estas equações teremos:

$$\frac{\dot{q}_r}{\sigma} \sum_{i=1}^{n+1} \frac{1}{\epsilon_i} \left[\frac{1}{\epsilon_i} + \frac{A}{A_{i+1}} \left(\frac{1}{\epsilon_{i+1}} - 1 \right) \right] = T_{n+2}^4 - T_1^4$$

Para o caso de placas paralelas:

$$\frac{\dot{q}_r}{\sigma A} (n+1) \left(\frac{2}{\epsilon} - 1\right) = T_{n+2}^* - T_1^*$$

$$\dot{q}_r = \left(\frac{1}{n+1}\right) \sigma A \left(\frac{\epsilon}{2-\epsilon}\right) (T_{n+2}^* - T_1^*)$$

o que significa que a introdução de n na camada refletora, diminui a transferência de calor em $(n+1)$ vezes.

d) 1º exemplo de transferência de calor - Criostato de Pesquisa

A figura 8 mostra um criostato de pesquisa bási co. É basicamente composto de quatro câmaras: 1) câmara de hélio líquido, 2) câmara de nitrogênio líquido, 3) câmara de vácuo de isolamento térmico e 3 camadas para suporte de amostras. Esta última é arranjada em geral em três configurações a saber: térmica, óptica e vari-temp. A térmica é sempre duas janelas ópticas(fria e quente). Vari-temp é o arranjo destinado a variar a temperatura das amostras.

O dimensionamento do criostato requer os seguintes cálculos:

- 1) Calor de radiação da $T=300$ K para $T=77$ K.
- 2) Calor de condução através do vácuo de 10^{-5} mm Hg de $T=300$ K a $T=77$ K.
- 3) Calor de condução através da parede $\delta = 147$ de $T=300$ K a $T=77$ K.
- 4) Taxa de evaporação de LN_2 .
- 5) Calor de radiação de $T=77$ K a $T=4,2$ K.
- 6) Calor de condução através do vácuo de 10^{-5} mm Hg de 77 K a $T=4,2$ K.
- 7) Calor de condução através do pescoço de $T=77$ K a $T=4,2$ K.
- 8) Taxa de evaporação de hélio.

$$\textcircled{1} \quad A_1 \approx A_2 = \pi 17,5 \times 65 + \pi 9,5 \times 39,5 = 4750 \text{ cm}^2$$

$$\dot{q}_r = \sigma A (\epsilon/2-\epsilon) (T_2^* - T_1^*)$$

$$= 5,7 \cdot 10^{-5} \times 4750 (0,05/2-0,05) (300^*-77^*) \\ = 5,46 \times 10^7 \text{ erg/seg} = 5,46 \text{ W}$$

$\textcircled{2} \quad \dot{q}_g = 0,28 P_{\text{mm}} a_o \Delta T A$ (watts) onde
0,28 coeficiente para o sistema de unidades usado.

$$P_{\text{mm}} \text{ pressão em mm Hg} = 10^{-5} \text{ mm Hg}$$

$a_o = a/2-a$ onde a é o coeficiente de acomodação da molécula à superfície, em geral da ordem de 0,5.

$$a_o = 0,5/2-0,5 = 0,333$$

$$\Delta T = \text{gradiente de temperatura (K)}$$

$$A = \text{área (cm}^2)$$

$$\dot{q}_g = 0,28 \times 10^{-5} \times 0,333 \times (300 - 77) \times 4750 = 0,99 \text{ W}$$

$$\textcircled{3} \quad \dot{q}_c = K A \Delta T / \Delta x$$

$$K = 0,123 \text{ watts/cm K para inoxidável } T=300 \text{ K} \text{ e } T=77 \text{ K.}$$

$$A = \pi 14,7 \times 0,05 + \pi 7,5 \times 0,05 = 3,48 \text{ cm}^2$$

onde 0,05 é a espessura dos tubos de inox usados.

$$\Delta T = (300 - 77) \text{ K}$$

$$\Delta x = 13,3 \text{ cm}$$

$$\dot{q}_c = 0,123 \times 3,48 \times 300-77/13,3 \\ = 7,18 \text{ watts}$$

$$\dot{Q}_{\text{total}} = 5,50 + 0,99 + 7,18 = 13,67 \text{ watts}$$

$$\text{Calor latente de vaporização do N}_2 = 161,35 \text{ J/cm}^3$$

$$\text{Quantidade de LN}_2 \text{ evaporada } 0,085 \text{ cm}^3/\text{s} = \\ 0,305 \text{ l/h}$$

- Comentários:

- a) As taxas de evaporação reais são significativamente maiores que as calculadas.
- b) O coeficiente ϵ de emissividade é maior que o valor usado de uma superfície limpa.

- c) Há que considerar o calor de conveção no topo do criostato.
- d) Por isto qualquer cálculo deve sofrer ajustes experimentais.

