## PQI 3303: FENÔMENOS DE TRANSPORTE III LISTA DE EXERCÍCIOS – SEPARAÇÃO POR MEMBRANAS II.

- 1) Num processo de separação por membranas, deseja-se recuperar um soluto A de uma solução diluída em que a concentração de A é  $2.0 \times 10^{-2} \text{kgmol A/m}^3$ . Será empregado o processo de diálise por uma membrana para uma solução dialisadora em que a concentração e A é  $0.3 \times 10^{-2} \text{kgmol A/m}^3$ . A espessura da membrana é de  $1.59 \times 10^{-5} \text{m}$ , o coeficiente de distribuição é K' = 0.75, a difusividade de A na membrana é  $3.5 \times 10^{-11} \text{m}^2/\text{s}$ . os coeficientes de transferência de massa são: para a solução diluída,  $3.5 \times 10^{-5} \text{m/s}$  e para solução dialisadora,  $2.1 \times 10^{-5} \text{m/s}$ .
- a) calcular as resistências individuais, a resistência total e a porcentagem de contribuição de cada resistência no processo de transferência de massa.
- b) calcular o fluxo em estado estacionário e a área total de membrana, em  $m^2$ , para se transferir 0,01kgmol/h de soluto.  $Fluxo = 2x10^{-8}kgmol/s.m^2$ ;  $Área = 139m^2$
- c) aumentando-se a velocidade de ambos os líquidos que passas pela superfície da membrana, os coeficientes de transferência de massa aumentam em proporção aproximada a v<sup>0,6</sup>, em que v é a velocidade. Se as velocidades forem dobradas, calcular a porcentagem total da resistência composta pelos dois filmes e a porcentagem no aumento de fluxo.
- 2) Experimentos estão sendo conduzidos para se determinar a adequação da membrana de celofane com espessura de 0,029mm para uso num equipamento que funcionará como um rim artificial. No experimento a 37°C, empregando NaCl como a substância difundente, a membrana separa duas soluções de NaCl com as seguintes composições:
- 1,0x10<sup>-4</sup>gmol/cm<sup>3</sup> e 5,0x10<sup>-7</sup>gmol/cm<sup>3</sup>. Os coeficientes de transferência de massa são estimados em 5,24x10<sup>-5</sup>m/s para os dois lados da membrana. Dados experimentais fornecem um fluxo de NaCl igual a 8,11x10<sup>-4</sup>gmol/s.m<sup>2</sup> em estado pseudo-estacionário.
- a) calcular a permeabilidade e o produto entre a difusividade e o coeficiente de distribuição de equilíbrio para essa membrana.  $P_M = 1,183x10^{-5}m/s$
- b) calcular a porcentagem da resistência dos dois filmes líquidos ao processo de transferência de massa.
- 3) Para se determinar a adequação da borracha de silicone para uso como membrana num equipamento que funciona como um coração-pulmão e supre oxigênio ao sangue, um valor experimental para a permeabilidade a 30°C para o oxigênio foi de 6,50x10<sup>-7</sup>cm<sup>3</sup> de O<sub>2</sub>(STP).mm/(s.cm<sup>2</sup>.cmHg).
- a) estimar o máximo fluxo de oxigênio em kgmol/m².s para uma pressão do lado da alimentação de 700mmHg e para uma pressão do lado do permeado de 50mmHg. A espessura da membrana é de 0,165mm. O oxigênio é considerado puro e a resistência do sangue pode ser, a princípio, desprezada.  $N_A = 0,00256cm^3/cm^2.s$
- b) considerando que a necessidade de oxigênio para um adulto é de  $300 \text{cm}^3(\text{STP})/\text{min}$ , calcular a área de membrana necessária.  $Am = 1953m^2$ .
- c) o valor da área calculado no item b está superestimado ou subestimado? Justificar.
- 4) Uma membrana com espessura de  $2x10^{-3}$ cm, permeabilidade de  $400x10^{-10}$ cm³(STP).cm/(s.cm².cmHg) e fator de separação igual a 10, será utilizada para separa um componente A de uma mistura gasosa de A e B. A vazão da alimentação é de  $2x10^{3}$ cm³(STP)/s e sua composição é de 0,413 (fração molar de A). A pressão na alimentação é de 80cmHg e no permeado é de 20cmHg. O concentrado deve ter uma composição de 0,30 (fração molar de A). Determinar a composição do permeado, o corte da membrana e a área de membrana necessária. Considerar o modelo de mistura perfeita.  $y_P = 0,68$ ;  $Am = 1942m^2$ .