

$$\frac{V(dn_d / dt)}{V(dn_a / dt)} = \frac{k_2 n_c n_b - k_3 n_d n_b}{-k_1 n_a n_b}$$

$$\frac{dn_d}{dn_a} = \frac{k_3 n_d}{k_1 n_a} - \frac{k_2 n_c}{k_1 n_a}$$

elde edilir.

$(k_1/k_2) = 8$  ve  $(k_2/k_3) = 30 \Rightarrow (k_1/k_3) = 240$  elde edilir.

$$\frac{dn_d}{dn_a} = \frac{n_d}{240 n_a} - \frac{n_c}{8 n_a} \quad (8)$$

(7) eşitliği (8)'de yerine yazılırsa;

$$\frac{dn_d}{dn_a} = \frac{n_d}{240 n_a} - \frac{(n_a^{1/8} - n_a)}{7 n_a} \quad (9)$$

elde edilir. (9) denklemini **birinci merteye lineer bir diferansiyel denklemdir.** Çözümü,

$$n_d = \frac{240}{48517} (29 n_a - 239 n_a^{1/8} + 210 n_a^{1/240}) \quad (10)$$

şeklinde dir.

**Toplam kütle denkliği:**

$$n_a + n_c + n_d + n_e = 1 \quad (11)$$

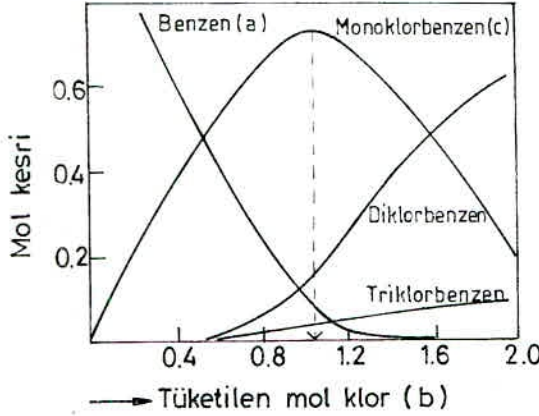
I-III tepkimelerde stokiometrik katsayılar 1 olduğundan, toplam mol sayısı 1'e eşittir. Tüketilen klor miktarı, oluşan HCl miktarına eşit olduğundan toplam kütle denkliği üzerine etkisi yoktur.

**Tüketilen toplam klor miktarı:**

$$n_b = n_c + 2n_d + 3n_e \quad (12)$$

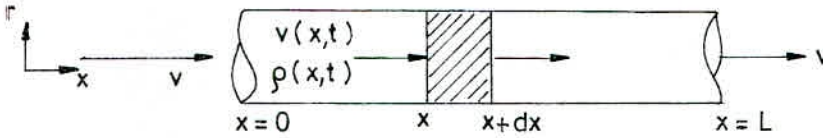
1 mol  $C_6H_5Cl$  için 1 mol  $Cl_2$   
1 mol  $C_6H_4Cl_2$  için 2 mol  $Cl_2$   
1 mol  $C_6H_3Cl_3$  için 3 mol  $Cl_2$

$n_a$ 'nın değişik değerleri için,  $n_e$  (11),  $n_b$  (12),  $n_c$  (7),  $n_d$  (10) eşitliklerinden hesaplanabilir. Grafikten görüleceği gibi maksimum monoklorbenzen üretmek için gerekli klor miktarı 1 moldür.



## 1.2. Kısmi Türevli Diferansiyel Denklemlerle İlgili Model Oluşturma

**Örnek 1.15 :** Sabit A kesitli L uzunluğundaki bir borudan akan akışkanın özellikleri (hız, yoğunluk, vb.) aksel yönde değişmektedir. Bu sistem için geçerli eşitliği çıkarınız.



**Çözüm :**

Akışkanın hızı, yoğunluğu x yönünde değişir. Akış türbülent olduğundan r yönünde (radyal) değişim yoktur. Bu sistemde dx diferansiyel uzunluğunda seçilecek diferansiyel hacim elemanı için (mikroskopik model) **Kütlenin Korunumu Yasası** uygulanırsa;

$$\left[ \begin{array}{c} \text{Kütlenin Sisteme} \\ \text{Giriş Hızı} \end{array} \right] - \left[ \begin{array}{c} \text{Kütlenin Sistemden} \\ \text{Çıkış Hızı} \end{array} \right] = \left[ \begin{array}{c} \text{Kütlenin Sistemde} \\ \text{Birikim Hızı} \end{array} \right]$$

x konumunda hacim elemanına kütle giriş hızı :  $vA\rho \big|_x$

$x+dx$  konumunda hacim elemanına kütle çıkış hızı :  $vA\rho \big|_{x+dx}$

Taylor açılımına göre;

$$vA\rho \big|_{x+dx} = vA\rho \big|_x + dx \frac{\partial}{\partial x} (vA\rho)$$

Hacim elemanında birikim hızı :  $\frac{\partial(Adx\rho)}{\partial t}$

$$vA\rho \big|_x - \left[ vA\rho \big|_x + \frac{\partial(vA\rho)}{\partial x} dx \right] = \frac{\partial(Adx\rho)}{\partial t} \quad (1)$$

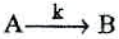
Burada A sabittir. Eşitlik düzenlenir ve her iki taraf  $Adx$  ile bölürse;

$$-\frac{\partial(v\rho)}{\partial x} = \frac{\partial\rho}{\partial t}$$

$$\frac{\partial(v\rho)}{\partial x} + \frac{\partial\rho}{\partial t} = 0 \quad (2)$$

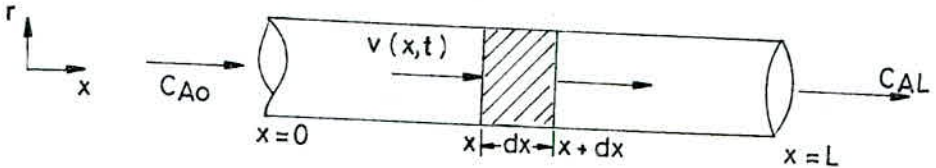
**Kısmi Türevli Diferansiyel Denklemi bulunur.**

**Örnek 1.16 :** L uzunluğunda, D çapındaki silindirik bir tepkime kabında birinci mertebe



tepkimesi olmaktadır. Piston akış olduğunu varsayarak, sistemi modelleyen eşitliği çıkarınız.

**Çözüm :**



$$C_A = C_A(x,t)$$

$$\text{Sınır koşulu 1 : } x = 0 ; C_A(0,t) = C_{A0}(t)$$

$$\text{Sınır koşulu 2 : } x = L ; C_A(L,t) = C_{AL}(t)$$

Eksenel yönde  $v$ ,  $\rho$ ,  $C_A$  değerleri zamanla değişmektedir.  $dx$  kalınlığındaki diferansiyel hacim elemanına kütle korunumu yasası uygulanırsa;

$$[\text{Kütle Giriş Hızı}] = [\text{Moleküler Yayınmayla}] + [\text{Yığın Hareketiyle}]$$

$$\text{Giriş hızı} : (N_A A + v A C_A) \Big|_x$$

$$[\text{Kütle Çıkış Hızı}] = [\text{Moleküler Yayınmayla}] + [\text{Yığın Hareketiyle}]$$

$$\text{Çıkış hızı} : (N_A A + v A C_A) \Big|_{x+dx}$$

$$= (N_A A + v A C_A) \Big|_x + \left[ \frac{\partial}{\partial x} (N_A A + v A C_A) \right] dx$$

$$\text{Üretim hızı} : -k C_A A dx$$

$$\text{Birikim hızı} : \frac{\partial}{\partial t} (A C_A dx)$$

**A bileşeni için kütle denkleği yazılırsa;**

$$(N_A A + v A C_A) \Big|_x - \left[ (N_A A + v A C_A) \Big|_x + \frac{\partial}{\partial x} (N_A A + v A C_A) dx \right] - k C_A A dx = \frac{\partial}{\partial t} (A C_A dx) \quad (1)$$

$$\frac{\partial}{\partial x} (N_A A + v A C_A) dx - k C_A A dx = \frac{\partial}{\partial t} (A C_A dx)$$

Eşitliğin tüm terimleri  $A dx$  ile bölünürse;

$$-\frac{\partial}{\partial x} (N_A + v C_A) dx - k C_A dx = \frac{\partial C_A}{\partial t} \quad (2)$$

(2) eşitliğinde  $N_A$  yerine Fick yasasından:  $N_A = -D_A \frac{\partial C_A}{\partial x}$

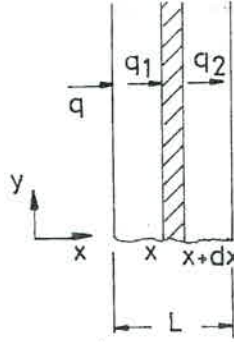
yazıldığında,

$$-\frac{\partial}{\partial x} (-D_A \frac{\partial C_A}{\partial x} + v C_A) - k C_A = \frac{\partial C_A}{\partial t}$$

$$D_A \frac{\partial^2 C_A}{\partial x^2} - \frac{\partial(vC_A)}{\partial x} - kC_A = \frac{\partial C_A}{\partial t} \quad (3)$$

Kısmi Türevli Diferansiyel denklemi elde edilir.

**Örnek 1.17 :** Aşağıdaki şekilde L kalınlığında sonsuz bir levha görülmektedir. Başlangıçta, bu levhanın her noktasında sıcaklık aynı olup, bir yüzeyi aniden sıcak bir yüzeye temas ettirildiğinde; sıcaklığın değişimini veren eşitliği çıkarınız. Levhanın fiziksel özellikleri ( $\rho, C_p, k$ ) sabit alınabilir.



**Çözüm :**

dx kalınlığındaki levhada t anında **Enerjinin Korunumu Yasasına** göre enerji denkliği yazılırsa;

$$\left[ \begin{array}{c} \text{Enerjinin} \\ \text{Giriş Hızı} \end{array} \right] - \left[ \begin{array}{c} \text{Enerjinin} \\ \text{Çıkış Hızı} \end{array} \right] + \left[ \begin{array}{c} \text{Enerjinin} \\ \text{Üretim Hızı} \end{array} \right] = \left[ \begin{array}{c} \text{Enerjinin} \\ \text{Birikim Hızı} \end{array} \right]$$

$$q_1|_x - q_2|_{x+dx} = \frac{dQ}{dt} \quad (1)$$

Fourier Yasasından,

$$-kA \frac{\partial T}{\partial x} \Big|_x - \left( -kA \frac{\partial T}{\partial x} \right) \Big|_{x+dx} = \frac{\partial(\rho C_p A dx T)}{\partial t} \quad (2)$$

$$-kA \frac{\partial T}{\partial x} \Big|_x - \left[ -kA \frac{\partial T}{\partial x} \Big|_x + \frac{\partial}{\partial x} \left( -kA \frac{\partial T}{\partial x} \right) dx \right] = (\rho C_p A dx) \frac{\partial T}{\partial t}$$

$$kA dx \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} = (\rho C_p A dx) \frac{\partial T}{\partial t}$$

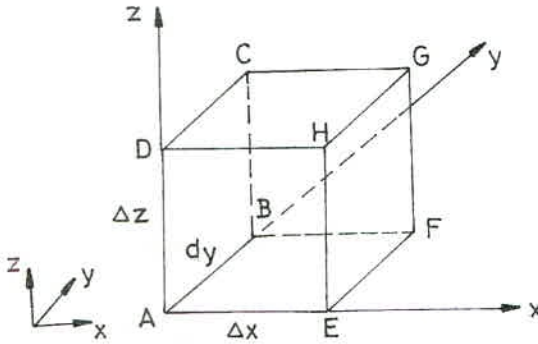
$$\frac{k}{\rho C_p} \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} = \frac{\partial T}{\partial t}$$

$$\alpha \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} = \frac{\partial T}{\partial t}$$

Kısmi Türevli Diferansiyel Denklemi elde edilir.

**Örnek 1.18** :Küp şeklindeki metal bir blok içinde her üç yönde de sıcaklık değişimi olmaktadır. Ancak,  $x = 0$ ' daki yüzey yalıtılmıştır. Sistemi kontrol eden eşitliği çıkarınız.

**Çözüm :**



Metal blok içinde boyutları  $dx$ ,  $dy$ ,  $dz$  olan hacim elemanı alınır.

**Hacim Elemanında Enerji Denkliği yazılırsa;**

$$\left[ \begin{array}{c} \text{Enerjinin} \\ \text{Giriş Hızı} \end{array} \right] - \left[ \begin{array}{c} \text{Enerjinin} \\ \text{Çıkış Hızı} \end{array} \right] + \left[ \begin{array}{c} \text{Enerjinin} \\ \text{Üretim Hızı} \end{array} \right] = \left[ \begin{array}{c} \text{Enerjinin} \\ \text{Birikim Hızı} \end{array} \right]$$