Cinética Química - NOx

Guenther Carlos Krieger Filho

April 1stst 2017

Objetivo: a partir do Mecanismo de Zeldovich, formular um mecanismo global do tipo:

$$N_2 + O_2 \longrightarrow 2NO$$
 (1)

representado como

$$\frac{d[NO]}{dt} = k_G[N_2]^m [O_2]^n \tag{2}$$

$$N_2 + O \longrightarrow NO + N$$
 (3)

$$N + O_2 \longrightarrow NO + O$$
 (4)

Aproximações:

- Em MCI, Turbinas e fornos,[NO] << [NO]_{equilibrio} então as reações reversas são desprezadas;
- A segunda reação é muito mais rápida e por isso a aproximação de estado estacionário para N será usada;

$$\frac{d[N]}{dt} = 0 (5)$$

 Em altas temperaturas, as reações de NO são muito mais lentas que as que envolvem O₂ e O, assim será admitido equilibrio destas espécies:

$$O_2 \rightleftharpoons 2O$$

Taxa de produção líquida de NO e N a partir de 3 e 4:

$$\frac{d[NO]}{dt} = k_{1,f}[N_2][O] + k_{2,f}[N][O_2]$$
 (7)

e para [N]:

$$\frac{d[N]}{dt} = k_{1,f}[N_2][O] - k_{2,f}[N][O_2]$$
 (8)

Usando a aproximação de estado estacionário $\frac{d[N]}{dt} = 0$, tem-se

$$[N]_{ee} = \frac{k_{1,f}[N_2][O]}{k_{2,f}[O_2]}$$
 (9)

Substituindo 9 em 7 tem-se

$$\frac{d[NO]}{dt} = k_{1,f}[N_2][O] + k_{2,f}[O_2] \left(\frac{k_{1,f}[N_2][O]}{k_{2,f}[O_2]}\right)$$
(10)

ou ainda

$$\frac{d[NO]}{dt} = 2k_{1,f}[N_2][O] \tag{11}$$

A expressão para [O] vem da equação de equilíbrio:

$$K_p = \frac{P_O^2}{P_{O_2}P^0} = \frac{[O]^2(R_uT)^2}{[O_2](R_uT)P^0} = \frac{[O]^2R_uT}{[O_2]P^0}$$
(12)

então:

$$[O] = \left[[O_2] \frac{K_{\rho} P^0}{R_u T} \right]^{1/2} \tag{13}$$



Assim a taxa de produção líquida de [NO] é dada por:

$$\frac{d[NO]}{dt} = 2k_{1,f} \left[\frac{K_p P^0}{R_u T} \right]^{1/2} [N_2] [O_2]^{1/2}$$
 (14)

pode-se identificar os parâmetros globais - resultante das aproximações adotadas sobre o mecanismo de Zeldovich - como:

$$k_G = 2k_{1,f} \left[\frac{K_p P^0}{R_u T} \right]^{1/2}$$
 (15)

com m = 1 e n = 1/2.



Escalas de Tempo Químicas Características

- Problema fluidodinâmica X Cinética Química; concorrência de escalas de tempo;
- Cálculo é simplificado sempre que há separação entre escalas

Considere a reação unimolecular:

$$A \rightarrow^{k_{ap}} produtos$$
 (16)

e a taxa de consumo:

$$-\frac{d[A]}{dt} = \frac{d[produtos]}{dt} = k_{ap}[A]$$
 (17)

que integrada entre o instante inicial, onde $[A]_0$ e o instante t resulta:

$$[A](t) = [A]_0 \exp(-k_{ap}t) \tag{18}$$

Define-se o tempo característico da reação, τ_{quim} , como o tempo para que a concentração da espécie decaia de seu valor inicial até $\frac{1}{e}[A]_0$, ou seja,

$$[A](\tau_{quim}) = \frac{1}{e}[A]_0 \tag{19}$$

combinando-se 18 com 19 tem-se:

$$\frac{1}{e} = exp(-k_{ap}\tau_{quim}) \tag{20}$$

ou

$$\tau_{quim} = \frac{1}{k_{ap}} \tag{21}$$

Considere a reação bimolecular:

$$A + B \longrightarrow C + D \tag{22}$$

e sua taxa de consumo

$$\frac{d[A]}{dt} = -k_{bi}[A][B] \tag{23}$$

[A] e [B] estão relacionados pela estequiometria da reação, então:

$$x \equiv [A]_0 - [A] = [B]_0 - [B] \tag{24}$$

então a concentração de [B] pode ser obtida por:

$$[B] = [A] + [B]_0 - [A]_0$$
 (25)



então,

$$-\frac{d[A]}{dt} = \frac{dx}{dt} = k_{bi}([A]_0 - x)([B]_0 - x)$$
 (26)

е

$$\frac{dx}{([A]_0 - x)([B]_0 - x)} = k_{bi}dt$$
 (27)

que pode ser reescrita como

$$\frac{dx}{([B]_0 - [A]_0)} \left[\frac{1}{([A]_0 - x)} - \frac{1}{([B]_0 - x)} \right] = k_{bi} dt$$
 (28)

integrando-se:

$$\frac{1}{([B]_0 - [A]_0)} \int_0^x \left[\frac{1}{([A]_0 - x)} - \frac{1}{([B]_0 - x)} \right] dx = \int_0^t k_{bi} dt \qquad (29)$$

resulta

$$\frac{1}{([B]_0 - [A]_0)} \left[-ln([A]_0 - x) + ln([B]_0 - x) \right] \Big|_0^x = k_{bi} t \Big|_0^t$$
 (30)

ou

$$\frac{1}{([B]_0 - [A]_0)} [In([B]_0 - x) - In([A]_0 - x) + In[A]_0 - In[B]_0] = k_{bi}t$$
(31)



ou ainda

$$ln[([B]_0 - x)[A]_0] - ln[([A]_0 - x)[B]_0] = ([B]_0 - [A]_0)k_{bi}t$$
 (32)

ou

$$ln\left\{\frac{[B](t)[A]_0}{[A](t)[B]_0}\right\} = ([B]_0 - [A]_0)k_{bi}t$$
 (33)

finalmente:

$$\frac{[B](t)}{[A](t)} = \frac{[B]_0}{[A]_0} \exp(([B]_0 - [A]_0) k_{bi} t)$$
(34)

substituindo-se, no LHS de 33, a razão $[A](t)/[A]_0 = 1/e$:

$$In\left\{\frac{[B](\tau_{quim})}{[B]_0}e\right\} = ([B]_0 - [A]_0)k_{bi}\tau_{quim}$$
 (35)

mas $[B](\tau_{quim})$ pode ser obtido da eq. 25, então:

$$ln\left\{\frac{[A](\tau_{quim}) + [B]_0 - [A]_0}{[B]_0}e\right\} = ([B]_0 - [A]_0)k_{bi}\tau_{quim}$$
 (36)

ainda

$$ln\left\{\frac{[A](\tau_{quim})}{[B]_0}e + e - \frac{[A]_0}{[B]_0}e\right\} = ([B]_0 - [A]_0)k_{bi}\tau_{quim}$$
(37)

mas $[A](\tau_{quim})e = [A]_0$ e então:

$$ln\left\{\frac{[A]_0}{[B]_0}(1-e)+e\right\} = ([B]_0 - [A]_0)k_{bi}\tau_{quim}$$
 (38)

assim, a expressão do tempo químico da reação é:

$$\tau_{quim} = \frac{ln\left\{\frac{[A]_0}{[B]_0}(1-e) + e\right\}}{([B]_0 - [A]_0)k_{bi}}$$
(39)

Frequentemente uma espécie é muito mais abundante que a outra. Para o caso de $[B]_0 >> [A]_0$, tem-se:

$$\tau_{quim} = \frac{1}{[B]_0 k_{bi}} \tag{40}$$

Destas duas expressões, verifica-se que o τ_{quim} depende somente das concentrações iniciais dos reagentes e do coeficiente da taxa cinética da reação.

Considere a reação trimolecular:

$$A + B + M \longrightarrow C + D + M \tag{41}$$

Para reações trimoleculares envolvendo um terceiro corpo de colisão [M], cuja concentração nao varia com o tempo, a taxa de consumo de [A] é dada por:

$$\frac{d[A]}{dt} = -(k_{tri}[M])[A][B] \tag{42}$$

e sua integração no tempo é matematicamente análoga ao caso de uma reação bimolecular. Assim:

$$\tau_{quim} = \frac{ln\left\{\frac{[A]_0}{[B]_0}(1-e) + e\right\}}{([B]_0 - [A]_0)k_{tri}[M]}$$
(43)

Para o caso de $[B]_0 >> [A]_0$, tem-se:

$$\tau_{quim} = \frac{1}{[B]_0[M]k_{tri}} \tag{44}$$

Thank you!

Contact: guenther@usp.br