

$$\boxed{\Delta_r G = \Delta_r G^\circ + RT \cdot \ln \frac{P_B}{P_A}}$$

↓

$$G_{B,m}^\circ - G_{A,m}^\circ$$

VII. 1 Gleichgewichtskonstante

Gleichgewicht : $\Delta_r G = 0$

$$0 = \Delta_r G^\circ + RT \cdot \ln \frac{P_B}{P_A}$$

$$K = \frac{P_B}{P_A}$$

Gleichgewichtskonstante

($P_{A,B}$: Partialdrücke der Mischung)

→ K gibt Mischungsverteilung der Mischung an

im Gleichgewicht :
$$\boxed{RT \cdot \ln K = -\Delta_r G^\circ}$$

K steht (bei einer festen Temperatur!) in festem Verhältnis zu $\Delta_r G^\circ$

bei bekanntem $\Delta_r G^\circ \rightarrow K$ berechnen

↓
Verhältnis der Partialdrücke im
Gleichgewicht

allg. Reaktion: $a A + b B \rightleftharpoons c C + d D$

$$K = \frac{P_C^c \cdot P_D^d}{P_A^a \cdot P_B^b}$$

stöchiometrische Faktoren: a, b, c, d



$\gamma_a, \gamma_b, \gamma_c, \gamma_d, \dots$

($\gamma_j < 0$ für Ausgangsstoffe,
 $\gamma_j > 0$ für Produkte)

Substanzen: A, B, C, D



γ

Reaktionsgleichung: $0 = \sum_j \nu_j \gamma$

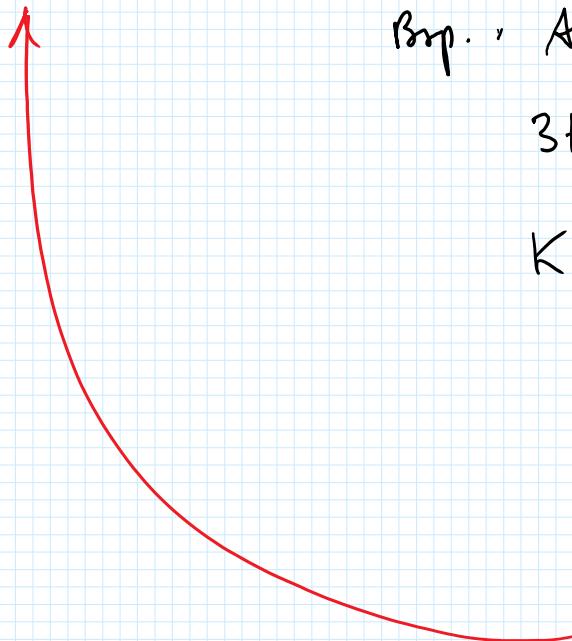


$$K = \prod \nu_j$$

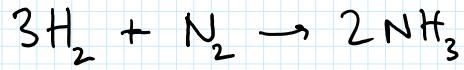
$$K = \prod_j p_j^{v_j}$$

$$\left(\prod_j x_j = x_1 \cdot x_2 \cdot x_3 \dots \right)$$

K ist dimensionlos!



Beisp.: Ammoniaksynthese



$$K = \frac{p_{\text{NH}_3}^2}{p_{\text{N}_2} \cdot p_{\text{H}_2}^3}$$

$$[K] = \frac{1}{p_a^2}$$

$$\left. \begin{aligned} p_A &= \frac{p_A}{p_A^\infty} \\ p_B &= \frac{p_B}{p_B^\infty} \end{aligned} \right\} \text{dimensionlos}$$

$$\text{Konzentration: } c_j = \frac{n_j}{V} \quad [c_j] = \frac{\text{mol}}{\text{m}^3}$$

$$p_j = \frac{n_j}{V} RT \longrightarrow p_j = c_j RT$$

$$\Rightarrow K = \left(RT \right)^{\sum v_j} \cdot \prod_j c_j^{v_j}$$

()

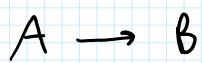
K_c

$$\text{für } aA + bB \rightarrow cC + dD : K_c = \frac{C_c^c C_d^d}{C_A^a C_B^b}$$

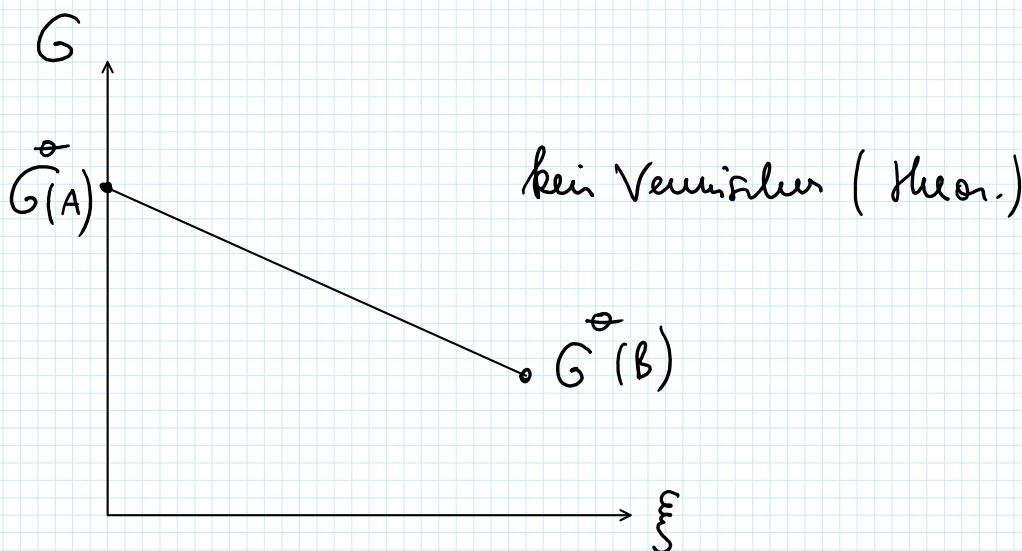
↓

K_c ist nicht dimensionlos (i. allg.)

Gleichgewicht kein Nischen



freie Enthalpie unter Standardbedingungen
sind i. allg. unterschiedlich: $\overset{\circ}{G}(A) \neq \overset{\circ}{G}(B)$



Vernischen: es entsteht ein Beitrag zur freien Enthalpie

getrennte Komponenten: $G = n_A \mu_A^* + n_B \mu_B^*$

nach Vernischen: $G' = n_A \mu_A + n_B \mu_B$

$$G' = n_A (\mu_A^* + RT \cdot \ln x_A) + n_B (\mu_B^* + RT \cdot \ln x_B)$$

freie Lösungsenthalpie = $\Delta_R G$ (Nischen) = $G' - G$

freie Lösungsenthalpie = $\Delta_R G$ (Nischen) = $G' - G$

$$\Delta_R G \text{ (Nischen)} = n_A (RT \cdot \ln x_A) + n_B (RT \cdot \ln x_B)$$

$$n_A = x_A n$$

$$n_B = x_B n$$

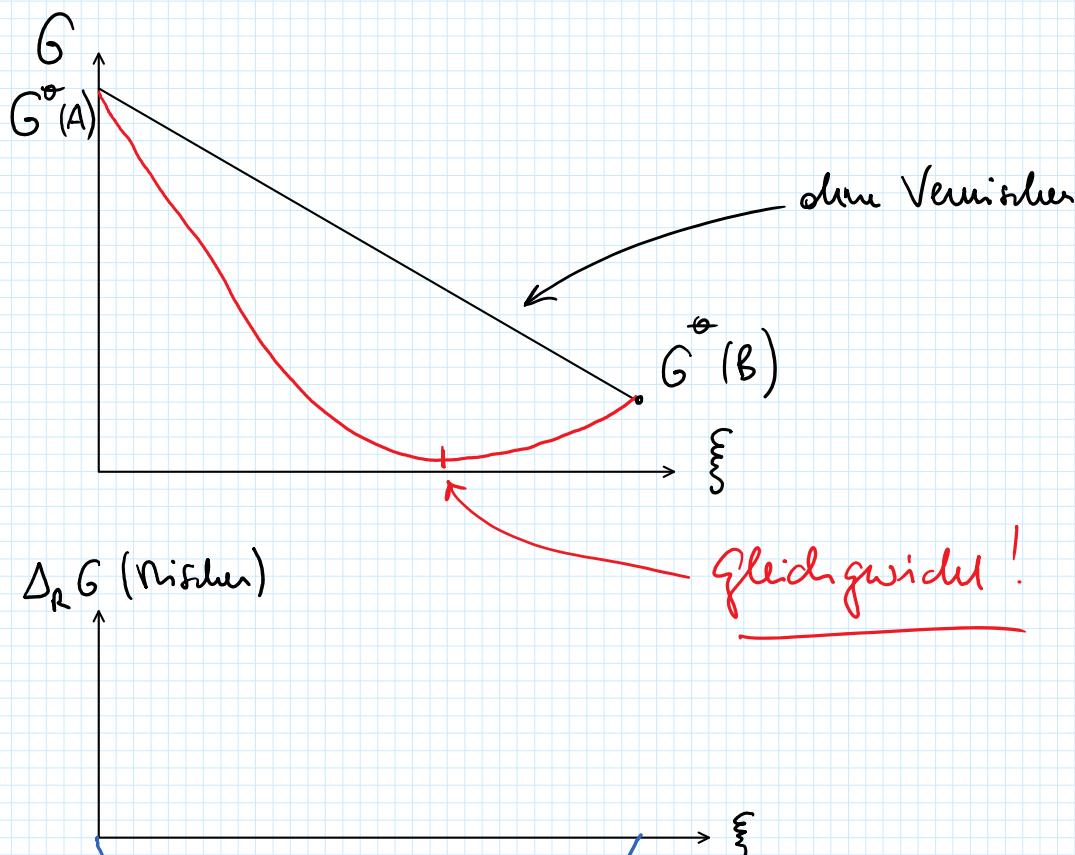
$$\boxed{\Delta_R G \text{ (Nischen)} = nRT (x_A \cdot \ln x_A + x_B \cdot \ln x_B)}$$

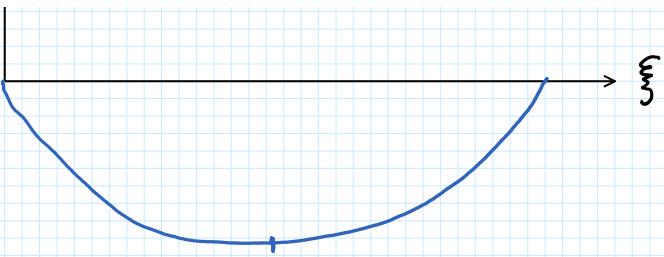
$$x_A = 0 \Rightarrow x_B = 1 \rightarrow \ln 1 = 0 \Rightarrow \Delta_R G \text{ (Nischen)} = 0$$

$$\text{bei } x_A = 0$$

$$x_B = 0$$

$$\left. \begin{array}{l} 0 < x_A < 1 \\ 0 < x_B < 1 \end{array} \right\} \Delta_R G \text{ (Nischen)} < 0$$

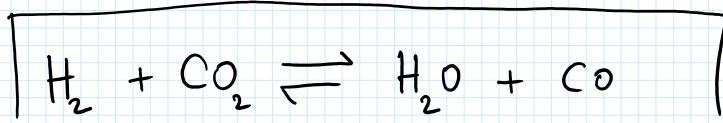




VII. 2 Bestimmung der Gleichgewichtskonstanten

1900 Hete / Neurath

→ Lage des chem. Gleichgewichts für verschiedene Anfangsbedingungen



Stoffmengen [mol] (gesamt 1 mol)

im Gleichgewicht

	in Beginn		im Gleichgewicht			
	H ₂	CO ₂	H ₂ O	CO	H ₂	CO ₂
Renung I	0,899	0,101	0,094	0,094	0,805	0,0069
Renung II	0,297	0,703	0,228	0,228	0,069	0,475

$$K(I) = 1,59 \quad !$$

$$K(II) = 1,59 \quad !$$

(p und T sind konstant)



$$\Delta_R G^\ominus = -RT \cdot \ln K$$

meine Notizen

VII. 3 Einfluss des Drucks und der Temperatur

Einfluss von p

K hängt von $\Delta_R G^\ominus$ ab ($T = \text{const}$)

→ K hängt nicht vom Druck ab!

$$\left(\frac{\partial K}{\partial p} \right)_T = 0 \quad (p = p_A + p_B + p_c + \dots)$$

$K = \frac{p_c^c p_d^d}{p_a^a p_b^b}$ ist druckunabhängig
 (aber auch die Raumverteilung ??)
 (im Gleichgewicht)

Gedankenexperiment: $A \rightleftharpoons 2B$

1) wirks Gas einlassen → $p_{A,B}$ ändern sich nicht

K ändert sich nicht
 $C_{A,B}$ ändert sich nicht

2) Volumen V_0 wird verkleinert (Kompression)

$\Rightarrow K$ bleibt konstant (unabhängig von p)

$$\gamma_A = -1 \quad (A \rightleftharpoons 2B)$$

$$\gamma_B = 2$$

$$K = \frac{\left(\frac{P_B}{P^\circ}\right)^2}{\left(\frac{P_A}{P^\circ}\right)} \rightarrow K = \frac{P_B^2}{P_A} \cdot \frac{1}{P^\circ} = \text{const}$$

P_A muss (bei Kompression)
stark steigen als P_B
damit $K = \text{const}$!

Gleichgewicht verschiebt
sich in A!



n_A steigt
 n_B sinkt

(das System verändert sich so dass die Dendichtheit bei Kompression minimal wird)

"Prinzip des kleinsten Margens"
Prinzip von Le Chatelier:

Ein externer Druck in einem Gleichgewicht bringt Änderungen aus.

Übt man auf ein System im Gleichgewicht eine Störung aus, dann reagiert das System so, dass die Wirkung der Störung möglichst gering ist.

Abhängigkeit von T

endotherme Reaktion: Gleichgewicht verschiebt sich zu den Produkten (endotherme Reaktion wird begünstigt)

exotherme Reaktion: Gleichgewicht verschiebt sich zu den Anfangsstoffen

... bei Temperaturerhöhung!

Temperaturabnahme: begünstigt die exotherme Reaktion

Temperaturzunahme: — n — endotherme — —

VIII. Reaktionskinetik

VIII. 1 Geschwindigkeit chem. Reaktionen

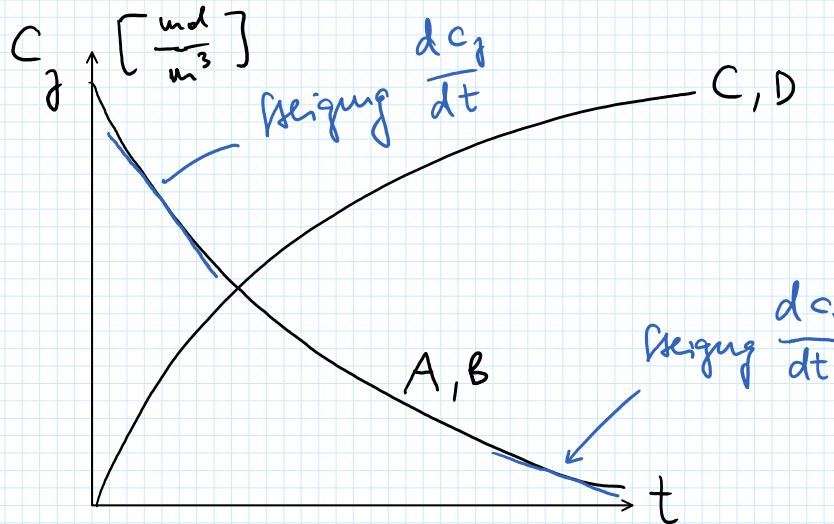




$$\begin{aligned} \frac{dc_A}{dt}, \quad \frac{dc_B}{dt} &< 0 \\ \frac{dc_C}{dt}, \quad \frac{dc_D}{dt} &> 0 \end{aligned}$$

$$\frac{dc_D}{dt} = \frac{1}{3} \frac{dc_C}{dt} = -\frac{dc_A}{dt} = -\frac{1}{2} \frac{dc_B}{dt}$$

Geschwindigkeiten $\left[\frac{\text{mol}}{\text{m}^3 \text{s}} \right]$



$$v = \frac{1}{V} \frac{d\xi}{dt}$$

Reaktionsgeschwindigkeit
($\xi = \text{Koeffizient, } V = \text{Volumen}$)

$$[v] = \frac{\text{mol}}{\text{m}^3 \text{s}}$$

$$dn_j = v_j d\xi$$

Mögl. Faktor

$$v = \frac{1}{V} \frac{1}{v_j} \frac{dn_j}{dt}$$

$$C_j = \frac{n_j}{V} \quad (\text{molare Konzentration, Relativität})$$



$$\boxed{v = \frac{1}{\nu_j} \frac{dc_j}{dt}}$$

↓
Reaktionsgeschwindigkeit

$$v = \frac{1}{V} \frac{d\zeta}{dt} = \frac{1}{V_A} \frac{dc_A}{dt} = \frac{1}{V_B} \frac{dc_B}{dt} = \frac{1}{V_C} \frac{dc_C}{dt} = \frac{1}{V_D} \frac{dc_D}{dt}$$

- $v \sim c$ für Anfangsstoff

$$-\frac{dc}{dt} \sim c$$

$$\boxed{-\frac{dc}{dt} = k c}$$

Geschwindigkeitsgesetz

Geschwindigkeitskonstante (s^{-1} für diesen Fall)

→ Einheit hängt von der Reaktionsordnung ab

Differentialgleichung ersten Ordnung

$$-\frac{1}{c} dc = k dt$$

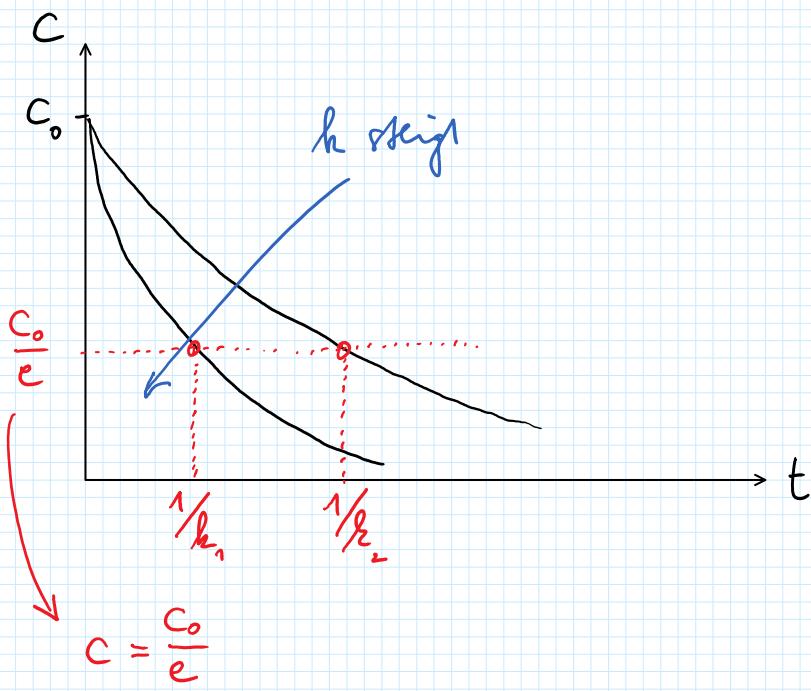
$$-\ln c = kt + c_0$$

$$\ln c - \ln c_0 = -kt$$

$$\ln \frac{c}{c_0} = -kt$$

$$\frac{c}{c_0} = e^{-kt}$$

$$c(t) = c_0 \cdot e^{-kt}$$



$$C = C_0 \cdot e^{-t} \implies -kt = -1$$

$$\underline{\underline{t = \frac{1}{k}}}$$

$$\text{auch: } v = k \cdot c_A \cdot c_B$$

"kinetische Experimente":

$C_f(t)$ während der Reaktion in Rohrzit

Nun muss Parameter die mit C_f in Zusammenhang stehen:

- Brechungsindex
- Absorption
- V-/p-Änderung
- Dickeinitialisierung

