

Transformation de la matière TM2 Evolution temporelle d'une réaction chimique

I Définition :	1
1.) Réacteur:	1
2.) Vitesses de disparition et de formation:	2
3.) Vitesse de réaction:	3
II Ordre d'une réaction:	4
1.) Loi expérimentale de vitesse:	4
2.) Loi de Van't Hoff:	4
III Réactions d'ordre simple 0, 1, 2:	5
IV Détermination de l'ordre d'une réaction:	5
1.) Obtention expérimentale de la concentration d'un constituant en fonction du temps	6
2.) Résumé des méthodes étudiées:	7
V Facteurs cinétiques:	7
1.) Influence de la température : Loi d'Arrhenius:	7
2.) Autres facteurs cinétiques:	8
VI Exemples :	



La cinétique chimique étudie l'évolution d'une réaction chimique au cours du temps ; Elle comprend deux domaines d'étude : l'étude des vitesses de réaction et celle des mécanismes réactionnels, qui n'est pas au programme

I Définition :

1.) Réacteur:

Le réacteur est le lieu de la réaction. Il est de volume V variable.

Il est supposé :

fermé + pas d'échange de matière avec l'extérieur.

de composition uniforme : la quantité de matière de chaque constituant par unité de volume est la même en tout point du réacteur à l'instant t. → mélange en continu.



Avancement de la réaction

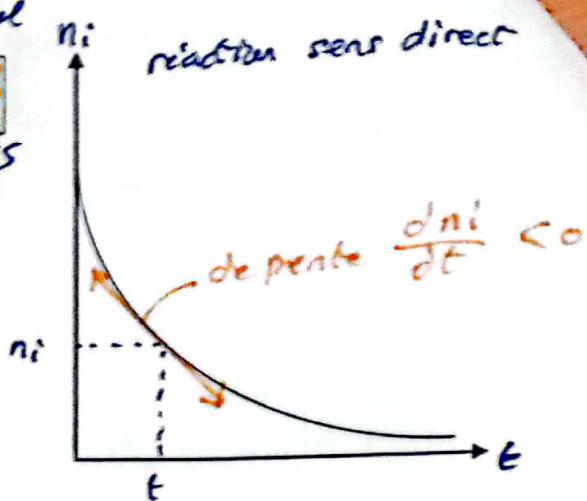
$$\xi = \frac{n'_i - n'_{10}}{a'_i} = - \frac{n_i - n_{10}}{a_i}$$

↓ ↓
 produits réactifs

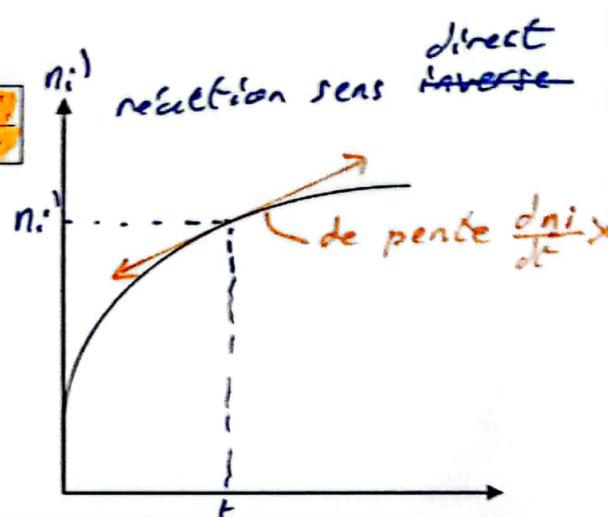
2.) Vitesses de disparition et de formation

Vitesse instantanée volumique de disparition du réactif A_i : $v_i(t) = -\frac{1}{V} \frac{dn_i}{dt}$

$$\text{mol} \cdot \text{mol}^{-1} \cdot \text{s}^{-1} \quad \text{mol} \cdot \text{L}^{-1} \cdot \text{s}^{-1} \text{ en } X$$



Vitesse instantanée volumique de formation du produit A'_i : $v'_i(t) = +\frac{1}{V} \frac{dn'_i}{dt}$



Hypothèses: On suppose la réaction isochore: Réacteur de volume V constant, et le système monophasé: Un seul état physique liquide (ou gazeux) pour pouvoir définir des moles par litre de gaz ou de liquide.

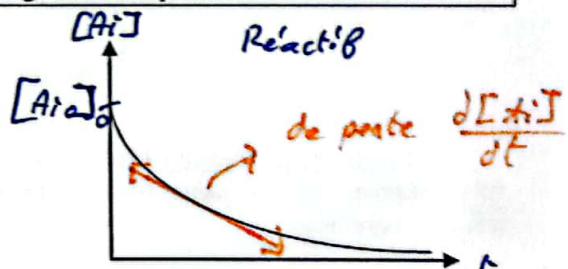
Vitesse de disparition du réactif A_i :

$$v_i(t) = -\frac{d[A_i]}{dt}$$

$$[A_i] = \frac{n_i}{V}$$

$$v_i = -\frac{1}{V} \frac{dn_i}{dt} = -\frac{d}{dt} \frac{n_i}{V} \quad (\text{V est constant})$$

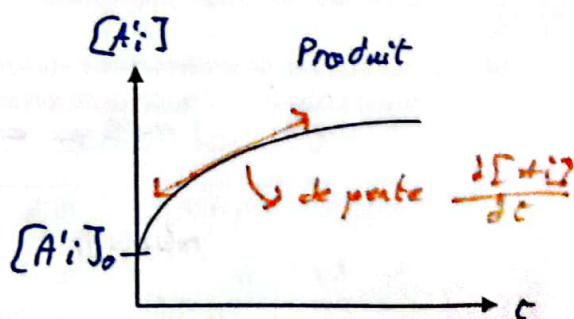
$$\Rightarrow v_i = -\frac{d[A_i]}{dt} > 0$$



Vitesse de formation du produit A'_i :

$$v'_i(t) = +\frac{d[A'_i]}{dt}$$

$$\Rightarrow v'_i(t) = \frac{d[A'_i]}{dt} > 0$$



3.1 Vitesse de réaction

Vitesse de réaction:

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

$$v = -\frac{1}{\alpha_i' V} \frac{dn_i}{dt} \text{ (réactifs)}$$

$$v = +\frac{1}{\alpha_i' V} \frac{dn'_i}{dt} \text{ (produits)}$$

Pour un système isochore monophasé

$$v = -\frac{1}{\alpha_i} \frac{d[A_i]}{dt} \text{ (réactifs)}$$

$$v = +\frac{1}{\alpha_i} \frac{d[A'_i]}{dt} \text{ (produits)}$$

Démonstration :

$$\xi = \frac{n'_i - n'_{i0}}{\alpha'_i} = -\frac{n_i - n_{i0}}{\alpha_i} \Rightarrow \frac{d\xi}{dt} = \frac{1}{\alpha'_i} \frac{dn'_i}{dt} = -\frac{1}{\alpha_i} \frac{dn_i}{dt}$$

produit: $\frac{dn'_i}{dt} = \alpha'_i \frac{d\xi}{dt}$ @ $\boxed{v'_i = \frac{1}{V} \frac{dn'_i}{dt} = \frac{1}{V} \alpha'_i \frac{d\xi}{dt}}$

réactif: $\frac{dn_i}{dt} = -\alpha_i \frac{d\xi}{dt}$ ⑥ $\boxed{v_i = -\frac{1}{V} \frac{dn_i}{dt} = -\left(\frac{1}{V} \alpha_i \frac{d\xi}{dt}\right) = \frac{1}{V} \alpha_i \frac{d\xi}{dt}}$

Vitesse de réaction:

$$\boxed{\frac{v'_i}{\alpha'_i} = \frac{1}{V} \frac{d\xi}{dt} = v}$$

(produit) $v = \frac{v'_i}{\alpha'_i} = \frac{1}{\alpha'_i} \frac{1}{V} \frac{d\xi}{dt}$ ④

(réactif) $v = \frac{v_i}{\alpha_i} = -\frac{1}{\alpha_i} \frac{1}{V} \frac{d\xi}{dt}$ ⑤

\Rightarrow isochore monophasé

$$\boxed{v = \frac{1}{\alpha'_i} \frac{d[\sum A'_i]}{dt}}$$

$$\boxed{v = -\frac{1}{\alpha'_i} \frac{d[\sum A_i]}{dt}}$$

Pour toute la suite du cours, on ne s'intéresse qu'à des systèmes isochores monophasés.

Exemple :	2 H _{2(g)} +	O _{2(g)} =	2 H ₂ O _(g)	
t = 0 :	n ₁₀	n ₂₀	0	(en quantités de matière)
A t :	n ₁₀ - 2ξ _{max}	n ₂₀ - ξ _{max}	2 ξ _{max}	

$$\xi_{max} = \frac{n_{10}}{2} \text{ ou } \xi_{max} = n_{20}$$

$$v = -\frac{1}{\alpha'_i} \frac{d[A'_i]}{dt} = -\frac{1}{2} \frac{d[H_2]}{dt} = -\frac{d[\sum O_2]}{dt}$$

$$\text{et } v = \frac{1}{2} \frac{d[\sum H_2O]}{dt}$$

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

II Ordre d'une réaction



Hypothèse : Système fermé Réaction totale à température constante

1.) Loi expérimentale de vitesse:

Une réaction admet un ordre si sa loi expérimentale de vitesse peut se mettre sous la forme ; $v = k \prod_{\text{réactifs}} [A_i]^p$
ou constante cinétique

$k(T)$: constante de vitesse, ne dépend que de la température T.

p_i : ordre partiel par rapport au constituant A_i . Entier ou rationnel ≥ 0

$p = \sum_i p_i$: ordre global de la réaction.

2.) Loi de Van't Hoff:

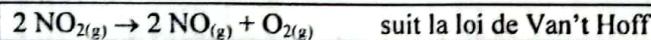
Une réaction suit la loi de Van't Hoff lorsque les ordres partiels sont égaux aux coefficients stœchiométriques dans l'expression de la vitesse. La réaction est dite aussi d'ordre simple, $v = k \prod_{\text{réactifs}} [A_i]^{n_i}$

Exemples :



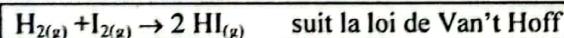
Ex 1: Cette réaction admet un ordre : ordre 1 par rapport à CO, ordre 1/2 par rapport à Cl₂, ordre global p = 1 + 1/2 = 3/2

$$v = - \frac{d[\text{CO}]}{dt} = - \frac{d[\text{Cl}_2]}{dt} = \frac{d[\text{COCl}_2]}{dt}$$



Ex 2: $v = k[\text{NO}_2]^2$

$$v = - \frac{1}{2} \frac{d[\text{NO}_2]}{dt} = \frac{1}{2} \frac{d[\text{NO}]}{dt} = \frac{d[\text{O}_2]}{dt}$$



Ex 3: $v = k[\text{H}_2][\text{I}_2]$

$$v = - \frac{d[\text{H}_2]}{dt} = - \frac{d[\text{I}_2]}{dt} = \frac{1}{2} \frac{d[\text{HI}]}{dt}$$

Remarques :

1) Toutes les réactions n'admettent pas nécessairement un ordre au cours du temps.

Exemple : $\text{H}_{2(g)} + \text{Br}_{2(g)} \rightarrow 2 \text{HBr}_{(g)}$ admet comme loi expérimentale de vitesse : $v = \frac{k[\text{H}_2][\text{Br}_2]^{1/2}}{1+k' \frac{[\text{HBr}]}{[\text{Br}_2]}}$

Réaction sans ordre, car la concentration du produit intervient.
Si, à t=0, $[\text{HBr}]_0 = 0$, $v(t=0) = k[\text{H}_2]_0 [\text{Br}_2]_0^{1/2} \Rightarrow$ vitesse initiale

La réaction admet un ordre initial ($1/\text{H}_2, 1/2/\text{Br}_2$, ordre global $3/2$)

2) Dégénérescence de l'ordre : A + B → AB admet comme loi expérimentale de vitesse : $v = k[A]^a[B]^b$
expérimentalement on met A en très large excès / B
 $\Rightarrow A \gg [B]$ exp on risque de ne pas observer les variations de concentration par [A] $\Rightarrow [A] = [A]_0 \approx \text{cste}$

$$v = k[A]_0^a [B]^b \quad |k_{app} = k[A]_0^a \quad \text{constante apparente de vitesse}$$

III Réactions d'ordre simple 0, 1, 2

$\Rightarrow v = k_{app} [B]^b$ "L'ordre de la réaction a été dégénéré, l'ordre global vaut a+b dans le cas où A est en excès, il vaut b."

IV Détermination de l'ordre d'une réaction

1.) Obtention expérimentale de la concentration d'un constituant en fonction du temps

Hypothèse: On suppose que l'ordre de la réaction ne dépend que d'une concentration.

Expérimentalement, on obtient $[A] = f(t)$ par différentes méthodes :

- Méthodes physiques :

- mesure de pression : pour un gaz, P est proportionnelle à $[A]$
pression : gaz parfait $PV = nRT \Rightarrow P = \frac{nRT}{V}$
 où $C \propto J = \frac{n}{V} \Rightarrow P = [A]RT$

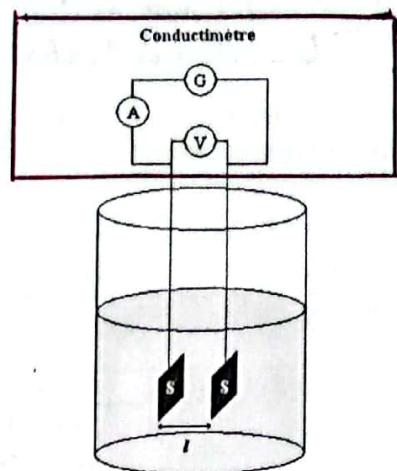
- mesure de conductance : Expérience CB TP

Cellule conductimétrique : Ensemble des deux plaques métalliques parallèles.

On impose la ddp U . Suivant la solution, on observe un courant plus ou moins fort. Tension (diff de potentiel)

Electrolyte : Solution permettant le passage du courant.

Les porteurs de charge sont des ions (anions $q < 0$ et cations $q > 0$).



La conductivité d'une solution contenant les ions $B_i^{z_i}$ est donnée par la loi de Kohlrausch :

$$\sigma = \sum_i \lambda_i [B_i^{z_i}] = 1000 \sum_i \lambda_i [B_i^{z_i}] \quad \text{à unités mol.L}^{-1}$$

où λ_i est la conductivité ionique molaire de l'ion considéré

La loi d'Ohm appliquée entre les deux plaques de surface S chacune, écartées de l , est $U = R.I$ où R est la résistance de la solution.

$$R = \frac{\rho l}{S}$$

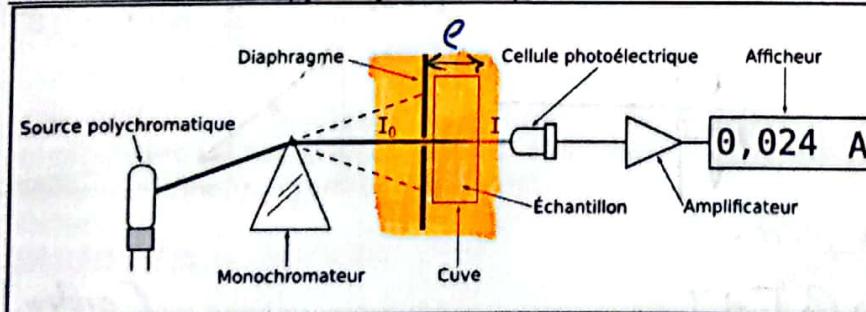
$$\sigma = \frac{1}{\rho}$$

On note $k = l/S$ la constante de cellule.

$$\hookrightarrow \sigma = \frac{SR}{l} = \frac{1}{\rho} = \frac{l}{RS} = \frac{l}{kS} = \frac{l}{m} \cdot \frac{1}{m^2} = \frac{1}{m^3} \quad \text{à unités mol}^{-1} \Omega^{-1} m^{-3}$$

$$\text{Kohlrausch} \Rightarrow [d_i] = \frac{[\sigma]}{([B_i^{z_i}])} \quad \begin{aligned} &\text{L.mol}^{-1} \Omega^{-1} m^{-3} \\ &\text{L.S. mol}^{-1} m^{-1} \\ &\text{au m}^2 \text{mol}^{-1} \Omega^{-1} \\ &\text{en VSI} \end{aligned} \quad \begin{aligned} &\text{mol.L}^{-1} \\ &\text{mol.m}^3 \text{en USI} \end{aligned}$$

- mesure d'absorbance (spectrophotométrie). CB TP



Soit un rayonnement monochromatique (de longueur d'onde λ) d'intensité I_0 , traversant une cuve de longueur l contenant une solution d'une substance absorbante de concentration C . L'intensité du faisceau émergeant est I .

On définit: $A = \log \left(\frac{I_0}{I} \right)$ l'absorbance ou densité optique (notée aussi D)

$$I_0 \geq I \quad \text{donc } A \geq 0$$

A augmente quand l'absorption augmente.

Log decimal

A sans dimension

Lé de Beer-Lambert $A = (\sum_i \epsilon_i c_i) / I$ relation valable si l'on est proche du maximum d'absorption de la substance et si la solution est diluée.

ϵ_i : coefficient d'extinction molaire de cette substance, qui dépend de la substance absorbante, de la longueur d'onde du faisceau λ et de la température T .

$$\text{Beer-Lambert} \quad [A]_t = [A]_0 e^{-\epsilon \cdot \frac{c}{M}}$$

(en mol/m³) mol/L

• Méthodes chimiques :

On effectue un prélevement, puis une trempé pour stopper la réaction chimique, puis on fait un dosage.

La réaction chimique (\rightarrow dilution \rightarrow diminuer les concentrations
réfrigération) eau glacee

2.) Résumé des méthodes étudiées

Deux méthodes principales : - méthode intégrale - méthode des temps de demi-réaction

Ordre de la réaction	méthode intégrale	méthode des temps de demi-réaction
0 $v = k$	Il faut représenter l'ordre de la réaction au travers une droite à partir du tableau. Ex) Si C'est une droite, l'hypothèse est vérifiée ($[A]_t / t$)	On trace une droite $t \ln \frac{[A]}{[A]_0}$ en fonction de t .
1 $v = k[A]$	On obtient une droite, pour une réaction d'ordre 1, en tracant en $\frac{1}{[A]_t}$ en fonction de t .	$\frac{\alpha \cdot t}{[A]_0}$
2 $v = k[A]^2$	On trace $\frac{1}{[A]_t}$ en fonction de t .	On trace $t \ln \frac{[A]}{[A]_0}$ en fonction de t .
$v = k[A]^a[B]^b$	-Dégénérescence de l'ordre (stade 0 en excès) pour déterminer A et B. - Réactifs en proportion stoechiométriques pour obtenir l'ordre global.	

Méthode différentielle

$$v = k[A]^p \text{ d'où } \ln v = \ln k + p \ln [A]$$

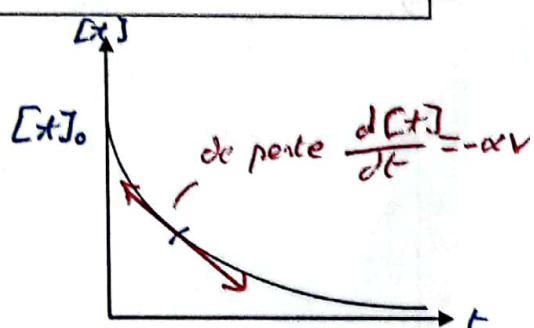
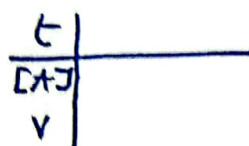
On trace $[A] = f(t)$ et on détermine la vitesse de disparition de $[A]$ à différents instants par la pente de la tangente à la courbe. $\ln v$ est linéaire en fonction de $\ln [A]$ (droite de pente p).

Vitesse de disparition de A :

$$V_A = - \frac{d[A]}{dt}$$



$$v = - \frac{1}{\alpha} \frac{d[A]}{dt} > \frac{V_A}{\alpha}$$



Hyp: La réaction admet un ordre p/A

$$v = k [A]^p \Rightarrow \ln v = \ln k + p \ln [A]$$

(ordre)

Intérêt: pas d'hypothèse à priori sur la valeur de p.

Méthode des vitesses initiales

$$\ln v_0 = \ln k + p \ln [A_0]$$

Permet de déterminer l'ordre initial de la réaction.

On trace $[A] = f(t)$ pour différentes $[A]_0$ à la même température.

La vitesse initiale est donnée par la pente de la tangente à la courbe à l'origine.



$$v = -\frac{1}{\alpha} \frac{d[A]}{dt} = \frac{v_A}{\alpha}$$

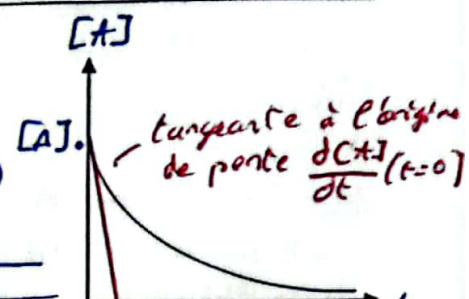
$$\Rightarrow \frac{d[A]}{dt} = -\alpha v$$

$$V = k [A]^p$$

$$\Rightarrow V(t=0) = k [A]^p_0$$

V Facteurs cinétiques

$$\ln(v_0) = \ln k + p \ln [A_0]$$



1.) Influence de la température : Loi d'Arrhenius

La constante de vitesse dépend de la température selon une loi expérimentale, appelée loi d'Arrhenius :

$$k = A \exp\left(-\frac{E_A}{RT}\right)$$

si E_A est indépendante de la température.

Constante molaire des gaz parfaits : $R = 8,314 \text{ J.K}^{-1}.\text{mol}^{-1}$.

Facteur de fréquence A : Constante d'intégration.

★ ★ Energie d'activation E_A : Energie minimale que doivent acquérir les réactifs pour que la réaction chimique s'effectue.

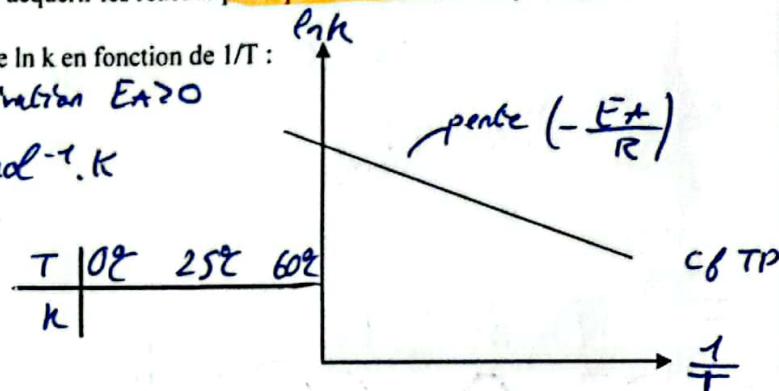
Pour déterminer expérimentalement E_A , on trace $\ln k$ en fonction de $1/T$:

(Exp) $k \propto T^{\alpha}$ quand $T \gg E_A \Rightarrow$ Energie d'activation $E_A > 0$

$$[E_A] = [RT] \quad E_A \text{ en } \text{J.K}^{-1}.\text{mol}^{-1}.K$$

$E_A \text{ en } \text{J.mol}^{-1}$

$$\text{Arrhenius: } \ln k = \ln A - \frac{E_A}{RT}$$



Remarques : On refroidit le mélange pour bloquer une réaction chimique.
On chauffe la solution pour augmenter la vitesse de réaction

2.) Autres facteurs cinétiques

- Catalyseur : espèce chimique qui accélère une réaction chimique spontanée sans subir lui-même de modification permanente. Ne figure pas dans l'équation bilan de la réaction.

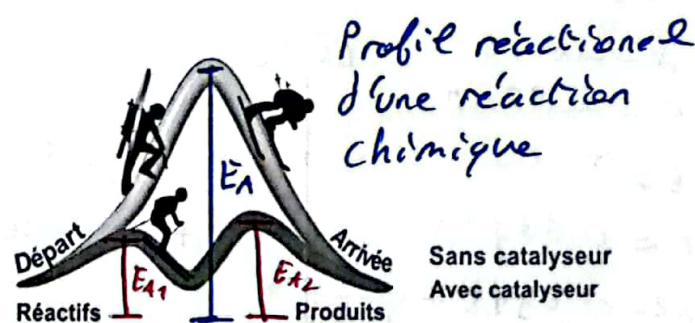
Contraire : inhibiteur de réaction

- La vitesse d'une réaction mettant en jeu un réactif solide augmente quand la surface de contact augmente, on peut donc le mettre sous forme de poudre.

- L'exposition aux radiations lumineuses permet le déclenchement d'une réaction.

Catalyse homogène : Réactifs et catalyseur sont dans la même phase (L, S, G)

Catalyse hétérogène : \neq



Sans catalyseur
Avec catalyseur

VI Exemples

1.) Réaction d'ordre 2

La réaction de décomposition du bromure de nitrosyle en phase gazeuse :

$\text{NOBr}(g) \rightarrow \text{NO}(g) + \frac{1}{2} \text{Br}_2(g)$ suit la loi de vitesse $v = k[\text{NOBr}]^2$. Vérifier que la réaction est bien d'ordre 2 par rapport au bromure de nitrosyl et déterminer la constante de vitesse de la réaction.

Temps (s)	0	6.2	10.8	14.7	20.0	24.6
$[\text{NOBr}]$ (mol.L ⁻¹)	0.0250	0.0191	0.0162	0.0144	0.0125	0.0112

Rép: Pour appliquer les méthodes du III, et déterminer l'ordre de la réaction.

- Soit on fait l'hyp que la réaction suit la loi de Van't Hoff (=ordre 2)
- Soit l'échancé (Grafi & Hyp).

Méthode intégrale:

On suppose la réaction d'ordre 2

$$v = -\frac{d[\text{NOBr}]}{dt} = k[\text{NOBr}]^2$$

$$\Rightarrow \int_{[\text{NOBr}]_0}^{[\text{NOBr}]} \frac{d[\text{NOBr}]}{[\text{NOBr}]^2} = \int_{t=0}^t -k dt$$

$$\Rightarrow \left[-\frac{1}{[\text{NOBr}]} \right]_{[\text{NOBr}]_0}^{[\text{NOBr}]} = -kt$$

$$\Rightarrow -\frac{1}{[\text{NOBr}]} + \frac{1}{[\text{NOBr}]_0} = kt$$

on doit tracer $\frac{1}{[\text{NOBr}]}$ en fonction du temps

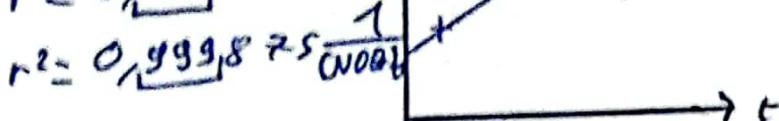
Régression linéaire:

$$y = ax + b$$

$$a = 2,0065$$

$$b = 40,02$$

$$r = 0,99997$$



Coefficient de corrélation
relatifs les points sont alignés
sur la droite.

$$\frac{1}{[\text{NOBr}]} = [kt] \Rightarrow [k] = \frac{1}{[\text{NOBr}]t}$$

$$\text{ken L.mol}^{-1}.s^{-1}$$

On a obtenu une droite, donc la réaction est bien d'ordre 2 ($r > 0,99$)
 $k = a$ [$a = 2,02 \text{ L.mol}^{-1}.s^{-1}$]

Temps de demi réaction

$$[\text{NOBr}]_{1/2} = \frac{[\text{NOBr}]_0}{e}$$

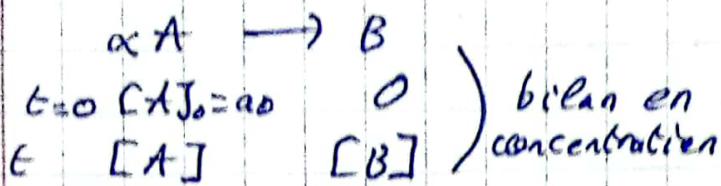
$$\Rightarrow \frac{e}{[\text{NOBr}]} = \frac{1}{[\text{NOBr}]_0} + k(t_{1/2})$$

$$\Rightarrow t_{1/2} = \frac{1}{k[\text{NOBr}]_0}$$

$$\Rightarrow t_{1/2} = 20s$$

III Réactions d'ordre simple 0, 1, 2 :

1) Réaction d'ordre 0 (très rare ④)



t	0
$[A]$	a_0

Réaction d'ordre 0. $v = k[A]^0 = k$

a) Loi cinétique: Expression de $[A]$ en fonction du temps.
Déf de la vitesse (système isochore monophasé)

$$v = -\frac{1}{\alpha} \frac{d[A]}{dt} = k$$

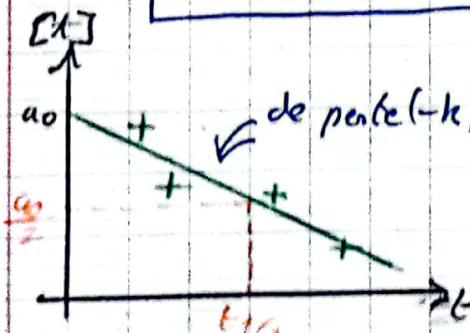
$$\Rightarrow \frac{d[A]}{dt} = -\alpha k$$

Intégration:

$$\Rightarrow [A] = -\alpha k t + \text{cste}$$

$$\text{à } t=0 \quad [A_0] = a_0 = \text{cste}$$

$$\Rightarrow [A] = a_0 - \alpha k t \quad ①$$



Rmq: dimension

$$[a_0] = [\alpha k t]$$

$$\Rightarrow [t] = \left[\frac{a_0}{\alpha k} \right]$$

en mol.L⁻¹.s⁻¹

Méthode intégrale: pour vérifier l'ordre de la réaction on trace une droite à partir du tableau ④

S'il est une droite, l'hypothèse est vérifiée l'ordre est 0.

Regressions linéaires

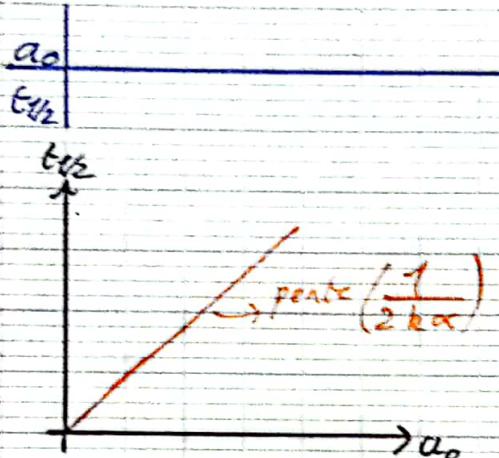
b) Temps de demi-réaction $\tau_{1/2}$

Temps au bout duquel la moitié du réactif initial a été consommé.

$$[t]_J(t_{1/2}) = \frac{[t]_J_0}{2}$$

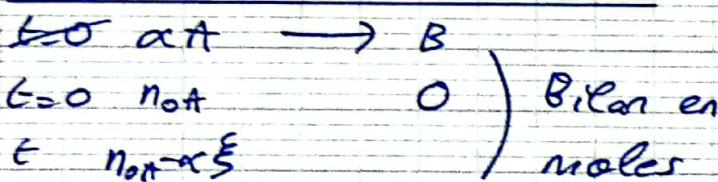
$$\textcircled{1} [t]_J(t_{1/2}) = a_0 - k t_{1/2} = \frac{a_0}{2}$$

$$\Rightarrow \frac{a_0}{2} = a_0 - k t_{1/2} \Rightarrow \boxed{t_{1/2} = \frac{a_0}{2k\alpha}}$$



Méthode de $t_{1/2}$:
on trace 1 droite

c) Avancement de la réaction ξ (Si demandé)



$$\bullet v = \frac{1}{V} \frac{d\xi}{dt} = k \Rightarrow \text{on peut obtenir } \xi(t)$$

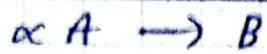
$$\bullet \left| \begin{array}{l} n_A = [t]_J V \quad \text{Or } n_A = n_{0A} - \alpha \xi \Rightarrow n_{0A} - n_A = \alpha \xi \\ n_{0A} = a_0 V \end{array} \right.$$

$$\Rightarrow \xi = \frac{n_{0A} - n_A}{\alpha} = \frac{n_{0A}}{\alpha} \left(1 - \frac{n_A}{n_{0A}} \right)$$

$$\Rightarrow \xi = \frac{n_{0A}}{\alpha} \left(1 - \frac{[t]_J V}{a_0 V} \right)$$

$$\Rightarrow \boxed{\xi = \frac{n_{0A}}{\alpha} \left(1 - \frac{[t]_J}{a_0} \right)}$$

2) Réaction d'ordre 1



$$C_1: [A]_0 = a_0 \quad 0$$

$$t \quad [A]$$

$$v = k [A]^{\alpha} \text{ d'ordre 1}$$

$$v = -\frac{1}{\alpha} \frac{d[A]}{dt} \text{ déf de la réaction}$$

a) Loi cinétique:

$$v = -\frac{1}{\alpha} \frac{d[A]}{dt} = k[A]$$

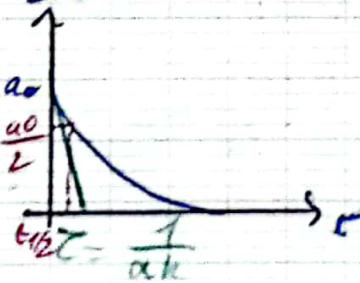
$$\Rightarrow \frac{d[A]}{dt} + k\alpha [A] = 0$$

$$\Rightarrow \frac{d[A]}{dt} = -\alpha k [A]$$

$$\text{Intg: } \int \frac{d[A]}{dt} = \int -\alpha k dt$$

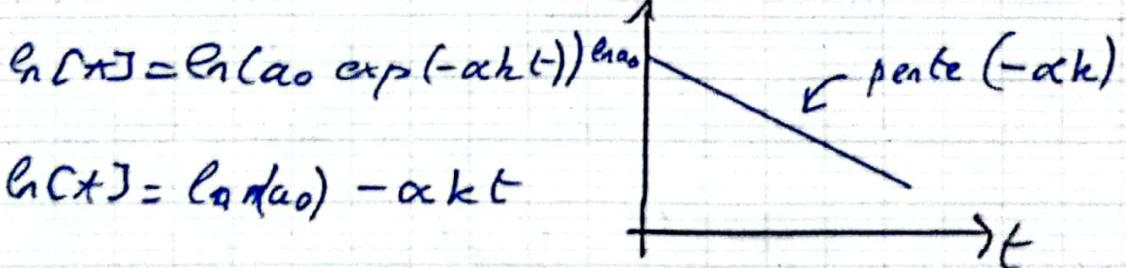
$$[A] = C \exp(-\alpha k t) \text{ où } C \text{ constante}$$

$$A \quad t=0 \quad [A]_0 = C = a_0 \Rightarrow [A] = a_0 \exp(-\alpha k t) \quad \Theta$$



C: constante de temps

$$[A] = a_0 \exp(-\underbrace{\alpha k t}_{-\frac{t}{C}})$$



$$\ln[A] = \ln(a_0) - \alpha k t$$

éthode intégrale: on obtient une droite, pour une réaction d'ordre 1, en tracant ln[A] en fonction de t.

Rmq: unité de k

sous l'exponentielle (1), $[e^{-kt}] = [1]$

$$\Rightarrow [k] = \frac{1}{[e^{-kt}]}$$

α est un nombre, d'où k est en s^{-1}

b) Temps de demi-réaction $t_{1/2}$:

$$\text{tg } [A](t_{1/2}) = \frac{a_0}{2}$$

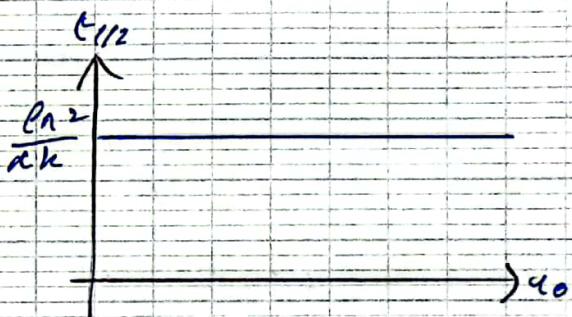
$$① \Rightarrow a_0 \exp(-\alpha k t_{1/2}) = \frac{a_0}{2}$$

$$\Rightarrow -\alpha k t_{1/2} = \ln(1/2)$$

$$\Rightarrow t_{1/2} = \frac{\ln 2}{\alpha k}$$

Recherche des $t_{1/2}$:

$$\frac{a_0}{t_{1/2}}$$



3) Réaction d'ordre 2: $v = k [A]^2$ (ordre 2)



$$t=0 \quad a_0 \quad 0$$

$$\in [A]$$

$$v = -\frac{1}{\alpha} \frac{d[A]}{dt} \text{ par def}$$

a) Loi cinétique

$$v = \frac{1}{\alpha} \frac{d[A]}{dt} = k [A]^2$$

Intégration par séparation des variables.

$$\Rightarrow \int \frac{d[A]^2}{[A]^2} = \int -k dt$$

$$\text{Rmq: } \int \frac{1}{x^2} dx = -\frac{1}{x} + \text{cste}$$

$$\int -k dt = -\alpha k \int dt = -\alpha k t$$

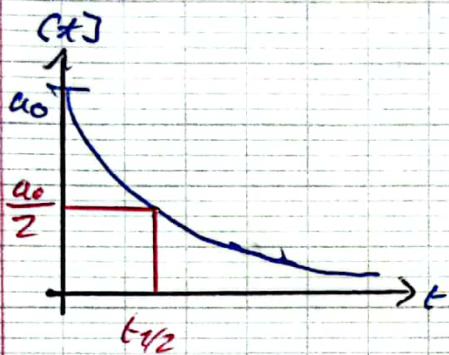
$$\Rightarrow \left[-\frac{1}{C(t)} \right]_{a_0}^{C(t)} = \left[-\alpha k t \right]_0^t$$

$$\Rightarrow -\frac{1}{C(t)} + \frac{1}{a_0} = -\alpha k t$$

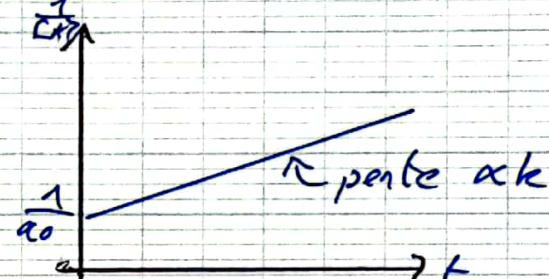
$$\Rightarrow \frac{1}{C(t)} = \frac{1}{a_0} + \alpha k t$$

$$\Rightarrow C(t) = \frac{1}{\frac{1}{a_0} + \alpha k t}$$

$$\Rightarrow \boxed{C(t) = \frac{a_0}{1 + \alpha k a_0 t}} \quad ① \text{ loi cinétique}$$



methode intégrale:



Rq: Unité de k dans ①

$$[C] = [\alpha k a_0 t] \Rightarrow [k] = \frac{1}{[\alpha a_0 t]}$$

$$\begin{aligned} a_0 &\text{ en mol.L}^{-1} \text{ en } (1) \\ \Rightarrow [k &\text{ en L.mol}^{-1}.s^{-1}] \end{aligned}$$

b) Temps de demi-réaction

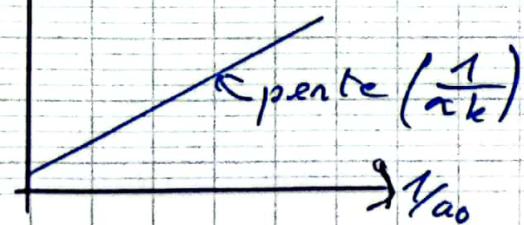
$$\Phi[C(t)]_{t=0}^{t=t_{1/2}} = \frac{a_0}{2} = \frac{a_0}{1 + \alpha k a_0 t_{1/2}}$$

$$\Rightarrow 2 = 1 + \alpha k a_0 t_{1/2}$$

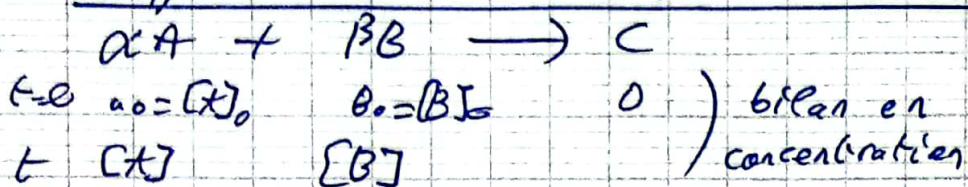
$$\Rightarrow 1 = \alpha k a_0 t_{1/2}$$

$$\Rightarrow t_{1/2} = \frac{1}{\alpha k a_0}$$

methode des
t_{1/2}: en
grace t_{1/2} en
fct de $\frac{1}{a_0}$



4) Application à des réactions à 2 réactifs



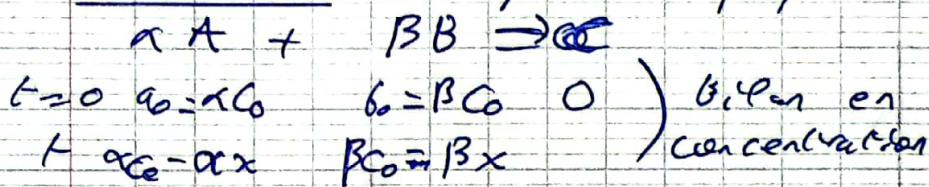
La réaction admet 1 ordre $a/[A]$ et $b/[B]$

$$v = k [A]^a [B]^b$$

Déf de v_a vitesse:

$$v = -\frac{1}{\alpha} \frac{d[A]}{dt} = -\frac{1}{\beta} \frac{d[B]}{dt}$$

1ère méthode: on se place en proportions stoechiométriques



x est une concentration

x avancement volumique

$$[B] = \beta c_0 - \beta x = \beta(c_0 - x)$$

$$\Rightarrow [B] = \frac{\beta}{\alpha} \times \alpha (c_0 - x) = \frac{\beta}{\alpha} [A] \quad \forall t$$

$$\Rightarrow v = k [A]^a x \left(\frac{\beta}{\alpha} [A] \right)^b$$

$$\boxed{v = k \left(\frac{\beta}{\alpha} \right)^b [A]^{a+b}}$$

► On peut déterminer l'ordre global de la réaction ($a+b$)

⇒ On reprends les paragraphes 1), 2) et 3)

2^eme m^éthode: On met un des réactifs en très large excess = Dégénérescence de l'ordre

$[A] \gg [B]$ On prend à $t=0$ $a_0 \gg b_0$

$$\Rightarrow [t] \approx a_0 \approx cte$$

$$v = k_{app} [B]^b \text{ où } k_{app} \approx k [t]^a = k (a_0)^a$$

\hookrightarrow constante de vitesse.
approche

\Rightarrow on peut déterminer b

• De même si $[B] \gg [t]$ on peut déterminer a

2) Décomposition radioactive : (cf TP1)

Probabilité par unité de temps qu'un noyau se décompose

$$\boxed{\frac{dN}{dt} = -\lambda N} \quad \lambda \text{ constante radioactive}$$

N nb de noyaux radioactifs à t et ($\approx t=0$ pour N_0)
(m^émais diff. que les réactifs réactifs d'ordre 1.)

$$\boxed{\frac{dN}{dt} + \lambda N = 0} \quad \text{équa diff linéaire du 1^{er} ordre}$$

$$\Rightarrow N = A \exp(-\lambda t)$$

$$\text{à } t=0 \quad N_0 = A \Rightarrow \boxed{N = N_0 \exp(-\lambda t)}$$

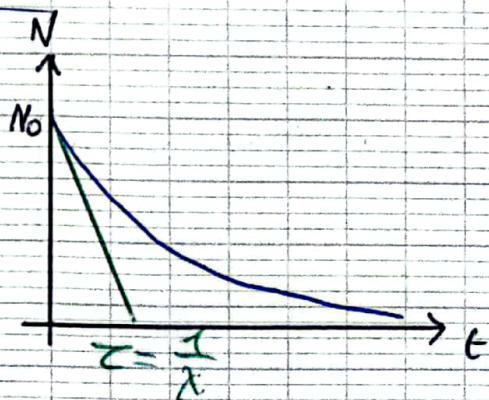
$t_{1/2}$: Temps de demi-vie:

$$\text{tg } N(t_{1/2}) = \frac{N_0}{2}$$

$$\frac{N_0}{2} = N_0 \exp(-\lambda t_{1/2})$$

$$\Rightarrow t_{1/2} = \lambda t_{1/2}$$

$$\Rightarrow \boxed{t_{1/2} = \frac{\ln 2}{\lambda}}$$



$$\boxed{C_{14}: t_{1/2} = 6000 \text{ ans}}$$