

Formularium

Academiejaar 2024 - 2025

Timo Vandevenne

Dit document is nog niet klaar, als we nieuwe formules zien zal ik deze toevoegen.

| Formule | Variabelen en uitleg |
|---|---|
| Verdunningsregel: $M_i V_i = M_f V_f$ | M Molariteit [mol/l] |
| | m Molaliteit [mol/kg] |
| PV = nRT | P Druk |
| | V Volume |
| | R Gasconstante |
| | T Temperatuur [K] |
| $\Delta \mathbf{U} = q + \mathbf{w}$ | ΔU Verandering van interne energie |
| | q warmteuitwisseling met omgeving |
| | (q>0: warmte van omgeving in systeem) |
| | w Arbeid verricht op/door het systeem |
| | (w>0: arbeid op systeem) |
| $\mathbf{w} = -P\Delta V$ | ΔV Volumeverandering |
| Wet van Hess: | ΔH^0_{rxn} Reactieenthalpie |
| $\Delta H_{rxn}^0 = \sum_{i} i \Delta H_f^0(prod.) - \sum_{i} j \Delta H_f^0(reag.)$ | (ΔH_{rxn}^{0}) endotherme reactie) |
| | $\mathbf{H}_{\mathbf{f}}^{0}$ Standaardvormingsenthalpie |
| | \mathbf{i}, \mathbf{j} coefficiënten in reactievergelijking |
| $q = ms\Delta T$ | m massa [g] |
| | s Specifieke warmte $\left[\frac{J}{q \circ C}\right]$ |
| $q = C\Delta T$ | ΔT Temperatuurverandering |
| 1 | C Warmtecapaciteit |
| $q_{sys} = 0 \Leftrightarrow q_{rxn} + q_{cal} + q_{opl} = 0$ $q_{rxn} = n\Delta H_{rxn}^{0}$ | |
| $q_{rxn} = n\Delta H_{rxn}^0$ $E = h\mathbf{v} = h\frac{c}{\lambda}$ | E Energie [J] |
| λ | h constante van Planck = $6.62 \cdot 10^{-34}$ Js |
| | $ \mathbf{v} $ frequentie [Hz] |
| | c Lichtsnelheid = $3 \cdot 10^8 \frac{m}{s}$ |
| | λ Golflengte [m] |
| $E_{kin,e^-} = h\nu - W$ | W Werkfunctie: maat voor hoe sterk e^- in metaal worden |
| 1600,0 | vastgehouden |
| De Broglie: $\lambda = \frac{h}{n} = \frac{h}{mu}$ | \mathbf{p} Impuls $\left[\frac{kg \cdot m}{s}\right]$ |
| $\phi = -p - mu$ | m Massa bewegend deeltje [kg] |
| | u Snelheid |
| Wet van Dalton: $P_i = y_i P_{tot}$ | P _i Partieeldruk |
| 7. 11 101 | y _i Molfractie gas [%] |
| Wet van Raoult: $P_i = x_i P_i^0$ | x _i Molfractie vloeistof [%] |
| | P _i Dampdruk |
| Wet van Henry: $P_i = x_i H_i = \frac{C_i}{k}$ | C _i Concentratie |
| 'n | H _i Henry constante |
| | k gegeven constante bij bep. temp |
| | · · · · |



| $K = \frac{[C]^c[D]^d}{[A]^a[B]^b}$ | $aA+bB \rightleftharpoons cC+dD$ |
|---|---|
| | K Evenwichtsconstante (K>1: Evenwicht naar rechts) |
| | [X] Concentratie van stof X |
| | Q Reactie constante, K met actuele concentraties |
| | (Q>K: systeem naar links voor evenwicht) |
| Principe van Le Châtelier | Systeem compenseert uitwendige stress gedeeltelijk |
| - | • Concentratieverandering |
| | • Druk & volumeverandering |
| | • Temperatuursverandering \rightarrow K verandert |
| | • Katalysator & inert gas hebben geen invloed |
| $\Delta T_b = iK_b m$ | ΔT_b Kookpuntsverhoging |
| $\Delta T_f = iK_f m$ | $\Delta \mathbf{K_f}$ Vriespuntsverlaging |
| • | i Van 't Hoff factor: aantal opgeloste deeltjes waarin een |
| | verbinding voorkomt in oplossing |
| | $\mathbf{K_b}, \mathbf{K_f}$ karakteristiek van het oplosmiddel |
| | m Molaliteit [mol/kg] |
| $\pi = iMRT$ | π Osmotische druk |
| $\Delta P = x_{\text{opgeloste stof}} P_{\text{oplosmiddel}}^0$ | ΔP Dampdrukverlaging |
| $pH = -\log[H^+] = -\log[H_3O^+]$ | |
| $[H^+][A^-]$ | TZ A 111 1 7 1 7 7 1 7 7 1 |
| $K_a = \frac{[H^+][A^-]}{[HA]}$ | $\mathbf{K_a}$ Aciditeits constante $(\boldsymbol{pK_a} = -\log K_a)$ |
| | |