

[calculatoratoz.com](http://calculatoratoz.com)[unitsconverters.com](http://unitsconverters.com)

# Reaktorleistungsgleichungen für Reaktionen mit konstantem Volumen Formeln

[Rechner!](#)[Beispiele!](#)[Konvertierungen!](#)

Lesezeichen [calculatoratoz.com](http://calculatoratoz.com), [unitsconverters.com](http://unitsconverters.com)

Größte Abdeckung von Rechnern und wächst - **30.000+ Rechner!**

Rechnen Sie mit einer anderen Einheit für jede Variable - **Eingebaute Einheitenumrechnung!**

Größte Sammlung von Maßen und Einheiten - **250+ Messungen!**



Fühlen Sie sich frei, dieses Dokument mit Ihren Freunden zu TEILEN!

[Bitte hinterlassen Sie hier Ihr Rückkoppelung...](#)



# Liste von 28 Reaktorleistungsgleichungen für Reaktionen mit konstantem Volumen Formeln

## Reaktorleistungsgleichungen für Reaktionen mit konstantem Volumen ↗

1) Anfängliche Reaktantenkonzentration für die Reaktion zweiter Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für gemischten Fluss ↗

**fx**

$$C_o = \frac{X_{\text{mfr}}}{(1 - X_{\text{mfr}})^2 \cdot (\tau_{\text{mixed}}) \cdot (k_{\text{mixed}})}$$

Rechner öffnen ↗

**ex**

$$277.2522 \text{ mol/m}^3 = \frac{0.71}{(1 - 0.71)^2 \cdot (0.05 \text{ s}) \cdot (0.609 \text{ m}^3 / (\text{mol} \cdot \text{s}))}$$

2) Anfängliche Reaktantenkonzentration für die Reaktion zweiter Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für Propfenströmung ↗

**fx**

$$C_{o \text{ Batch}} = \left( \frac{1}{k_{\text{,,}} \cdot \tau_{\text{Batch}}} \right) \cdot \left( \frac{X_A \text{ Batch}}{1 - X_A \text{ Batch}} \right)$$

Rechner öffnen ↗

**ex**

$$79.14833 \text{ mol/m}^3 = \left( \frac{1}{0.608 \text{ m}^3 / (\text{mol} \cdot \text{s}) \cdot 0.051 \text{ s}} \right) \cdot \left( \frac{0.7105}{1 - 0.7105} \right)$$



### 3) Anfängliche Reaktantenkonzentration für eine Reaktion nullter Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für gemischten Fluss ↗

**fx**  $C_o = \frac{k_{\text{mixed flow}} \cdot \tau_{\text{mixed}}}{X_{\text{mfr}}}$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $79.22535 \text{ mol/m}^3 = \frac{1125 \text{ mol/m}^3 \cdot \text{s} \cdot 0.05 \text{ s}}{0.71}$

### 4) Anfängliche Reaktantenkonzentration für eine Reaktion nullter Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für Propfenströmung ↗

**fx**  $C_{o \text{ Batch}} = \frac{k_{\text{Batch}} \cdot \tau_{\text{Batch}}}{X_A \text{ Batch}}$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $80.46587 \text{ mol/m}^3 = \frac{1121 \text{ mol/m}^3 \cdot \text{s} \cdot 0.051 \text{ s}}{0.7105}$

### 5) Geschwindigkeitskonstante für die Reaktion erster Ordnung unter Verwendung der Reaktantenkonzentration für gemischten Fluss ↗

**fx**  $k_r = \left( \frac{1}{\tau_{\text{mixed}}} \right) \cdot \left( \frac{C_o - C}{C} \right)$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $46.66667 \text{ s}^{-1} = \left( \frac{1}{0.05 \text{ s}} \right) \cdot \left( \frac{80 \text{ mol/m}^3 - 24 \text{ mol/m}^3}{24 \text{ mol/m}^3} \right)$



## 6) Geschwindigkeitskonstante für die Reaktion erster Ordnung unter Verwendung der Reaktantenkonzentration für Ppropfenströmung ↗

**fx**  $k_{\text{batch}} = \left( \frac{1}{\tau_{\text{Batch}}} \right) \cdot \ln \left( \frac{C_o \text{ Batch}}{C_{\text{Batch}}} \right)$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $24.80605 \text{ s}^{-1} = \left( \frac{1}{0.051 \text{ s}} \right) \cdot \ln \left( \frac{81.5 \text{ mol/m}^3}{23 \text{ mol/m}^3} \right)$

## 7) Geschwindigkeitskonstante für die Reaktion erster Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für gemischte Strömung ↗

**fx**  $k_r = \left( \frac{1}{\tau_{\text{mixed}}} \right) \cdot \left( \frac{X_{\text{mfr}}}{1 - X_{\text{mfr}}} \right)$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $48.96552 \text{ s}^{-1} = \left( \frac{1}{0.05 \text{ s}} \right) \cdot \left( \frac{0.71}{1 - 0.71} \right)$

## 8) Geschwindigkeitskonstante für die Reaktion erster Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für Ppropfenströmung ↗

**fx**  $k_{\text{batch}} = \left( \frac{1}{\tau_{\text{Batch}}} \right) \cdot \ln \left( \frac{1}{1 - X_A \text{ Batch}} \right)$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $24.30588 \text{ s}^{-1} = \left( \frac{1}{0.051 \text{ s}} \right) \cdot \ln \left( \frac{1}{1 - 0.7105} \right)$



## 9) Geschwindigkeitskonstante für die Reaktion nullter Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für gemischte Strömung ↗

**fx**  $k_{\text{mixed flow}} = \frac{X_{\text{mfr}} \cdot C_0}{\tau_{\text{mixed}}}$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $1136 \text{ mol/m}^3 \cdot \text{s} = \frac{0.71 \cdot 80 \text{ mol/m}^3}{0.05 \text{ s}}$

## 10) Geschwindigkeitskonstante für die Reaktion nullter Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für Ppropfenströmung ↗

**fx**  $k_{\text{Batch}} = \frac{X_A \text{ Batch} \cdot C_0 \text{ Batch}}{\tau_{\text{Batch}}}$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $1135.407 \text{ mol/m}^3 \cdot \text{s} = \frac{0.7105 \cdot 81.5 \text{ mol/m}^3}{0.051 \text{ s}}$

## 11) Geschwindigkeitskonstante für die Reaktion zweiter Ordnung unter Verwendung der Reaktantenkonzentration für gemischten Fluss ↗

**fx**  $k_{\text{mixed}} = \frac{C_0 - C}{(\tau_{\text{mixed}}) \cdot (C)^2}$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $1.944444 \text{ m}^3 / (\text{mol} \cdot \text{s}) = \frac{80 \text{ mol/m}^3 - 24 \text{ mol/m}^3}{(0.05 \text{ s}) \cdot (24 \text{ mol/m}^3)^2}$



## 12) Geschwindigkeitskonstante für die Reaktion zweiter Ordnung unter Verwendung der Reaktantenkonzentration für Ppropfenströmung ↗

**fx**  $k'' = \frac{C_o \text{ Batch} - C_{\text{Batch}}}{\tau_{\text{Batch}} \cdot C_o \text{ Batch} \cdot C_{\text{Batch}}}$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $0.611928 \text{ m}^3/(\text{mol}^* \text{s}) = \frac{81.5 \text{ mol/m}^3 - 23 \text{ mol/m}^3}{0.051 \text{ s} \cdot 81.5 \text{ mol/m}^3 \cdot 23 \text{ mol/m}^3}$

## 13) Geschwindigkeitskonstante für die Reaktion zweiter Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für gemischte Strömung ↗

**fx**  $k_{\text{mixed}} = \frac{X_{\text{mfr}}}{(1 - X_{\text{mfr}})^2 \cdot (\tau_{\text{mixed}}) \cdot (C_o)}$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $2.110583 \text{ m}^3/(\text{mol}^* \text{s}) = \frac{0.71}{(1 - 0.71)^2 \cdot (0.05 \text{ s}) \cdot (80 \text{ mol/m}^3)}$

## 14) Geschwindigkeitskonstante für die Reaktion zweiter Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für Ppropfenströmung ↗

**fx**  $k'' = \left( \frac{1}{\tau_{\text{Batch}} \cdot C_o \text{ Batch}} \right) \cdot \left( \frac{X_A \text{ Batch}}{1 - X_A \text{ Batch}} \right)$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $0.590456 \text{ m}^3/(\text{mol}^* \text{s}) = \left( \frac{1}{0.051 \text{ s} \cdot 81.5 \text{ mol/m}^3} \right) \cdot \left( \frac{0.7105}{1 - 0.7105} \right)$



## 15) Raumzeit für die Reaktion erster Ordnung unter Verwendung der Reaktantenkonzentration für einen gemischten Fluss ↗

**fx**  $\tau_{\text{mixed}} = \left( \frac{1}{k} \right) \cdot \left( \frac{C_o - C}{C} \right)$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $0.093036\text{s} = \left( \frac{1}{25.08\text{s}^{-1}} \right) \cdot \left( \frac{80\text{mol/m}^3 - 24\text{mol/m}^3}{24\text{mol/m}^3} \right)$

## 16) Raumzeit für die Reaktion erster Ordnung unter Verwendung der Reaktantenkonzentration für Ppropfenströmung ↗

**fx**  $\tau_{\text{Batch}} = \left( \frac{1}{k_{\text{batch}}} \right) \cdot \ln \left( \frac{C_o \text{ Batch}}{C_{\text{Batch}}} \right)$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $0.050423\text{s} = \left( \frac{1}{25.09\text{s}^{-1}} \right) \cdot \ln \left( \frac{81.5\text{mol/m}^3}{23\text{mol/m}^3} \right)$

## 17) Raumzeit für die Reaktion nullter Ordnung für gemischte Strömungen ↗

**fx**  $\tau_{\text{mixed}} = \frac{X_{\text{mfr}} \cdot C_o}{k_{\text{mixed flow}}}$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $0.050489\text{s} = \frac{0.71 \cdot 80\text{mol/m}^3}{1125\text{mol/m}^3 \cdot \text{s}}$



## 18) Raumzeit für die Reaktion nullter Ordnung für Ppropfenströmung

**fx**  $\tau_{\text{Batch}} = \frac{X_A \text{ Batch} \cdot C_o \text{ Batch}}{k_{\text{Batch}}}$

[Rechner öffnen !\[\]\(71ceb62b681518c82e95d615e7265d66\_img.jpg\)](#)

**ex**  $0.051655 \text{ s} = \frac{0.7105 \cdot 81.5 \text{ mol/m}^3}{1121 \text{ mol/m}^3 \cdot \text{s}}$

## 19) Raumzeit für die Reaktion zweiter Ordnung unter Verwendung der Reaktantenkonzentration für einen gemischten Fluss

**fx**  $\tau_{\text{mixed}} = \frac{C_o - C}{(k_{\text{mixed}}) \cdot (C)^2}$

[Rechner öffnen !\[\]\(fc3a57079704ef1b99671c8cafae23be\_img.jpg\)](#)

**ex**  $0.159642 \text{ s} = \frac{80 \text{ mol/m}^3 - 24 \text{ mol/m}^3}{(0.609 \text{ m}^3 / (\text{mol*s})) \cdot (24 \text{ mol/m}^3)^2}$

## 20) Raumzeit für die Reaktion zweiter Ordnung unter Verwendung der Reaktantenkonzentration für Ppropfenströmung

**fx**  $\tau_{\text{Batch}} = \frac{C_o \text{ Batch} - C_{\text{Batch}}}{k'' \cdot C_o \text{ Batch} \cdot C_{\text{Batch}}}$

[Rechner öffnen !\[\]\(d5831b2ac75eb48b4c49d27e61d24c03\_img.jpg\)](#)

**ex**  $0.051329 \text{ s} = \frac{81.5 \text{ mol/m}^3 - 23 \text{ mol/m}^3}{0.608 \text{ m}^3 / (\text{mol*s}) \cdot 81.5 \text{ mol/m}^3 \cdot 23 \text{ mol/m}^3}$



## 21) Raumzeit für Reaktion erster Ordnung für gemischte Strömung ↗

**fx**  $\tau_{\text{mixed}} = \left( \frac{1}{k} \right) \cdot \left( \frac{X_{\text{mfr}}}{1 - X_{\text{mfr}}} \right)$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $0.097619\text{s} = \left( \frac{1}{25.08\text{s}^{-1}} \right) \cdot \left( \frac{0.71}{1 - 0.71} \right)$

## 22) Raumzeit für Reaktion erster Ordnung für Ppropfenströmung ↗

**fx**  $\tau_{\text{Batch}} = \left( \frac{1}{k_{\text{batch}}} \right) \cdot \ln \left( \frac{1}{1 - X_A \text{ Batch}} \right)$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $0.049406\text{s} = \left( \frac{1}{25.09\text{s}^{-1}} \right) \cdot \ln \left( \frac{1}{1 - 0.7105} \right)$

## 23) Raumzeit für Reaktion zweiter Ordnung für gemischte Strömung ↗

**fx**  $\tau_{\text{mixed}} = \frac{X_{\text{mfr}}}{(1 - X_{\text{mfr}})^2 \cdot (k_{\text{mixed}}) \cdot (C_o)}$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $0.173283\text{s} = \frac{0.71}{(1 - 0.71)^2 \cdot (0.609\text{m}^3/(\text{mol*s})) \cdot (80\text{mol/m}^3)}$



## 24) Raumzeit für Reaktion zweiter Ordnung für Ppropfenströmung ↗

**fx**  $\tau_{\text{Batch}} = \left( \frac{1}{k_{\text{,,}} \cdot C_{\text{o Batch}}} \right) \cdot \left( \frac{X_A \text{ Batch}}{1 - X_A \text{ Batch}} \right)$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $0.049528 \text{ s} = \left( \frac{1}{0.608 \text{ m}^3 / (\text{mol*s}) \cdot 81.5 \text{ mol/m}^3} \right) \cdot \left( \frac{0.7105}{1 - 0.7105} \right)$

## 25) Reaktantenkonzentration für eine Reaktion nullter Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für gemischten Fluss ↗

**fx**  $C = C_{\text{o}} - (k_{\text{mixed flow}} \cdot \tau_{\text{mixed}})$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $23.75 \text{ mol/m}^3 = 80 \text{ mol/m}^3 - (1125 \text{ mol/m}^3 * \text{s} \cdot 0.05 \text{ s})$

## 26) Reaktantenkonzentration für eine Reaktion nullter Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für Ppropfenströmung ↗

**fx**  $C_{\text{Batch}} = C_{\text{o Batch}} - (k_{\text{Batch}} \cdot \tau_{\text{Batch}})$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $24.329 \text{ mol/m}^3 = 81.5 \text{ mol/m}^3 - (1121 \text{ mol/m}^3 * \text{s} \cdot 0.051 \text{ s})$

## 27) Reaktantenumwandlung für eine Reaktion nullter Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für gemischten Fluss ↗

**fx**  $X_{\text{mfr}} = \frac{k_{\text{mixed flow}} \cdot \tau_{\text{mixed}}}{C_{\text{o}}}$

[Rechner öffnen ↗](#)

**ex**  $0.703125 = \frac{1125 \text{ mol/m}^3 * \text{s} \cdot 0.05 \text{ s}}{80 \text{ mol/m}^3}$



## 28) Reaktantenumwandlung für eine Reaktion nullter Ordnung unter Verwendung von Raumzeit für Ppropfenströmung ↗

**fx**

$$X_A \text{ Batch} = \frac{k_{\text{Batch}} \cdot \tau_{\text{Batch}}}{C_{\text{o Batch}}}$$

**Rechner öffnen ↗****ex**

$$0.701485 = \frac{1121 \text{ mol/m}^3 \cdot \text{s} \cdot 0.051 \text{ s}}{81.5 \text{ mol/m}^3}$$



## Verwendete Variablen

- **C** Reaktantenkonzentration zu einem bestimmten Zeitpunkt (*Mol pro Kubikmeter*)
- **C<sub>Batch</sub>** Reaktantenkonzentration jederzeit im Batch-Reaktor (*Mol pro Kubikmeter*)
- **C<sub>0 Batch</sub>** Anfängliche Reaktantenkonzentration im Batch-Reaktor (*Mol pro Kubikmeter*)
- **C<sub>0</sub>** Anfängliche Reaktantenkonzentration im gemischten Fluss (*Mol pro Kubikmeter*)
- **k** Geschwindigkeitskonstante für Reaktion erster Ordnung (*1 pro Sekunde*)
- **k"** Geschwindigkeitskonstante für zweite Ordnung im Batch-Reaktor (*Kubikmeter / Mol Sekunde*)
- **k<sub>batch</sub>** Geschwindigkeitskonstante für erste Ordnung im Batch-Reaktor (*1 pro Sekunde*)
- **k<sub>Batch</sub>** Rate-Konstante für Null-Ordnung im Batch (*Mol pro Kubikmeter Sekunde*)
- **k<sub>mixed flow</sub>** Geschwindigkeitskonstante für nullte Ordnung im gemischten Fluss (*Mol pro Kubikmeter Sekunde*)
- **k<sub>mixed</sub>** Geschwindigkeitskonstante für zweite Ordnung im gemischten Fluss (*Kubikmeter / Mol Sekunde*)
- **X<sub>A Batch</sub>** Reaktantenumwandlung im Batch
- **X<sub>mfr</sub>** Reaktantenumwandlung im gemischten Fluss
- **t<sub>Batch</sub>** Raumzeit im Batch-Reaktor (*Zweite*)
- **t<sub>mixed</sub>** Raumzeit im gemischten Fluss (*Zweite*)



# Konstanten, Funktionen, verwendete Messungen

- **Funktion:** **In, ln(Number)**  
*Natural logarithm function (base e)*
- **Messung:** **Zeit** in Zweite (s)  
*Zeit Einheitenumrechnung* ↗
- **Messung:** **Molare Konzentration** in Mol pro Kubikmeter (mol/m<sup>3</sup>)  
*Molare Konzentration Einheitenumrechnung* ↗
- **Messung:** **Reaktionsrate** in Mol pro Kubikmeter Sekunde (mol/m<sup>3</sup>\*s)  
*Reaktionsrate Einheitenumrechnung* ↗
- **Messung:** **Reaktionsgeschwindigkeitskonstante erster Ordnung** in 1 pro Sekunde (s<sup>-1</sup>)  
*Reaktionsgeschwindigkeitskonstante erster Ordnung Einheitenumrechnung* ↗
- **Messung:** **Reaktionsgeschwindigkeitskonstante zweiter Ordnung** in Kubikmeter / Mol Sekunde (m<sup>3</sup>/(mol\*s))  
*Reaktionsgeschwindigkeitskonstante zweiter Ordnung Einheitenumrechnung* ↗



# Überprüfen Sie andere Formellisten

- Grundlagen der chemischen Reaktionstechnik Formeln ↗
- Grundlagen der Parallelität Formeln ↗
- Grundlagen des Reaktordesigns und der Temperaturabhängigkeit aus dem Arrhenius-Gesetz Formeln ↗
- Formen der Reaktionsgeschwindigkeit Formeln ↗
- Wichtige Formeln in den Grundlagen der chemischen Reaktionstechnik Formeln ↗
- Wichtige Formeln im Batch-Reaktor mit konstantem und variablem Volumen Formeln ↗
- Wichtige Formeln im Batch-Reaktor mit konstantem Volumen für Erste, Zweite Formeln ↗
- Wichtige Formeln beim Design von Reaktoren Formeln ↗
- Wichtige Formeln im Potpourri mehrerer Reaktionen Formeln ↗
- Reaktorleistungsgleichungen für Reaktionen mit konstantem Volumen Formeln ↗
- Reaktorleistungsgleichungen für Reaktionen mit variablem Volumen Formeln ↗

Fühlen Sie sich frei, dieses Dokument mit Ihren Freunden zu TEILEN!

## PDF Verfügbar in

[English](#) [Spanish](#) [French](#) [German](#) [Russian](#) [Italian](#) [Portuguese](#) [Polish](#) [Dutch](#)

1/5/2024 | 9:03:18 AM UTC

[Bitte hinterlassen Sie hier Ihr Rückkoppelung...](#)

