

calculatoratoz.comunitsconverters.com

Equazioni di prestazione del reattore per reazioni a volume costante Formule

[Calcolatrici!](#)[Esempi!](#)[Conversioni!](#)

Segnalibro calculatoratoz.com, unitsconverters.com

La più ampia copertura di calcolatrici e in crescita - **30.000+ calcolatrici!**
Calcola con un'unità diversa per ogni variabile - **Nella conversione di unità
costruita!**

La più ampia raccolta di misure e unità - **250+ misurazioni!**



Sentiti libero di CONDIVIDERE questo documento con i tuoi amici!

[Si prega di lasciare il tuo feedback qui...](#)



Lista di 28 Equazioni di prestazione del reattore per reazioni a volume costante Formule

Equazioni di prestazione del reattore per reazioni a volume costante ↗

1) Concentrazione del reagente per la reazione di ordine zero utilizzando lo spazio tempo per il flusso misto ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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

2) Concentrazione del reagente per una reazione di ordine zero utilizzando lo spazio-tempo per il flusso del tappo ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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

3) Concentrazione iniziale del reagente per la reazione del secondo ordine utilizzando lo spazio tempo per il flusso del tappo ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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



4) Concentrazione iniziale del reagente per la reazione del secondo ordine utilizzando lo spazio tempo per il flusso misto ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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

5) Concentrazione iniziale del reagente per una reazione di ordine zero utilizzando lo spazio-tempo per il flusso del tappo ↗

fx $C_{o \text{ Batch}} = \frac{k_{Batch} \cdot \tau_{Batch}}{X_{A \text{ Batch}}}$

[Apri Calcolatrice ↗](#)

ex $80.46587 \text{ mol/m}^3 = \frac{1121 \text{ mol/m}^3 \cdot \text{s} \cdot 0.05 \text{ s}}{0.7105}$

6) Concentrazione iniziale del reagente per una reazione di ordine zero utilizzando lo spazio-tempo per un flusso misto ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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



7) Conversione del reagente per la reazione di ordine zero utilizzando lo spazio tempo per il flusso misto ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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

8) Conversione del reagente per una reazione di ordine zero utilizzando lo spazio tempo per il flusso del tappo ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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

9) Costante di velocità per la reazione del primo ordine utilizzando la concentrazione di reagente per flusso misto ↗

fx $k' = \left(\frac{1}{\tau_{\text{mixed}}} \right) \cdot \left(\frac{C_0 - C}{C} \right)$

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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



10) Costante di velocità per la reazione del primo ordine utilizzando la concentrazione di reagente per il flusso del tappo ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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

11) Costante di velocità per la reazione del primo ordine utilizzando lo spazio tempo per il flusso del tappo ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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

12) Costante di velocità per la reazione del primo ordine utilizzando lo spazio tempo per il flusso misto ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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



13) Costante di velocità per la reazione del secondo ordine utilizzando la concentrazione di reagente per flusso misto ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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

14) Costante di velocità per la reazione del secondo ordine utilizzando la concentrazione di reagente per il flusso del tappo ↗

fx $k'' = \frac{C_0 \text{ Batch} - C_{\text{Batch}}}{\tau_{\text{Batch}} \cdot C_0 \text{ Batch} \cdot C_{\text{Batch}}}$

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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

15) Costante di velocità per la reazione del secondo ordine utilizzando lo spazio tempo per il flusso del tappo ↗

fx $k'' = \left(\frac{1}{\tau_{\text{Batch}} \cdot C_0 \text{ Batch}} \right) \cdot \left(\frac{X_A \text{ Batch}}{1 - X_A \text{ Batch}} \right)$

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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



16) Costante di velocità per la reazione del secondo ordine utilizzando lo spazio tempo per il flusso misto ↗

fx $k_{\text{mixed}} = \frac{X_{\text{mfr}}}{(1 - X_{\text{mfr}})^2 \cdot (\tau_{\text{mixed}}) \cdot (C_0)}$

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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

17) Costante di velocità per la reazione di ordine zero utilizzando lo spazio tempo per il flusso del tappo ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

ex $1135.407 \text{ mol/m}^3 \cdot \text{s} = \frac{0.7105 \cdot 81.5 \text{ mol/m}^3}{0.05 \text{ s}}$

18) Costante di velocità per la reazione di ordine zero utilizzando lo spazio tempo per il flusso misto ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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



19) Spazio Tempo per la reazione del primo ordine per il flusso a innesto

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

Apri Calcolatrice

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

20) Spazio Tempo per la reazione del primo ordine per il flusso misto

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

Apri Calcolatrice

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

21) Spazio Tempo per la reazione del secondo ordine per il flusso a tampone

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

Apri Calcolatrice

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



22) Spazio Tempo per la reazione del secondo ordine per il flusso misto

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

[Apri Calcolatrice !\[\]\(8b57f0e15e7dda24cf9977561475f640_img.jpg\)](#)

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

23) Spazio Tempo per reazione di ordine zero per flusso misto

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

[Apri Calcolatrice !\[\]\(ceb7cef9f9d693d102dfe501130037c6_img.jpg\)](#)

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

24) Spazio Tempo per una reazione di ordine zero per il flusso a innesto

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

[Apri Calcolatrice !\[\]\(5a09a9dfd2f1e923eccb8c24714edf51_img.jpg\)](#)

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



25) Spazio-tempo per la reazione del primo ordine utilizzando la concentrazione di reagente per il flusso del tappo ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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

26) Spazio-tempo per la reazione del primo ordine utilizzando la concentrazione di reagente per il flusso misto ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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

27) Spazio-tempo per la reazione del secondo ordine utilizzando la concentrazione di reagente per il flusso del tappo ↗

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

[Apri Calcolatrice ↗](#)

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



28) Spazio-tempo per la reazione del secondo ordine utilizzando la concentrazione di reagente per il flusso misto ↗**fx**

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

Apri Calcolatrice ↗**ex**

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



Variabili utilizzate

- **C** Concentrazione del reagente in un dato momento (*Mole per metro cubo*)
- **C_{Batch}** Concentrazione del reagente in qualsiasi momento nel reattore batch (*Mole per metro cubo*)
- **C_{0 Batch}** Concentrazione iniziale del reagente nel reattore batch (*Mole per metro cubo*)
- **C₀** Concentrazione iniziale del reagente nel flusso misto (*Mole per metro cubo*)
- **k** Costante di velocità per la reazione del primo ordine (*1 al secondo*)
- **k"** Costante di velocità per il secondo ordine nel reattore batch (*Metro cubo / Mole secondo*)
- **k_{batch}** Costante di velocità per il primo ordine nel reattore batch (*1 al secondo*)
- **k_{Batch}** Costante di tariffa per ordine zero in batch (*Mole per metro cubo secondo*)
- **k_{mixed flow}** Costante di velocità per ordine zero nel flusso misto (*Mole per metro cubo secondo*)
- **k_{mixed}** Costante di velocità per il secondo ordine nel flusso misto (*Metro cubo / Mole secondo*)
- **X_{A Batch}** Conversione dei reagenti in batch
- **X_{mfr}** Conversione dei reagenti in flusso misto
- **T_{Batch}** Spazio-tempo nel reattore batch (*Secondo*)
- **T_{mixed}** Spazio Tempo in flusso misto (*Secondo*)



Costanti, Funzioni, Misure utilizzate

- **Funzione:** **In**, In(Number)

Natural logarithm function (base e)

- **Misurazione:** **Tempo** in Secondo (s)

Tempo Conversione unità ↗

- **Misurazione:** **Concentrazione molare** in Mole per metro cubo (mol/m³)

Concentrazione molare Conversione unità ↗

- **Misurazione:** **Velocità di reazione** in Mole per metro cubo secondo (mol/m³*s)

Velocità di reazione Conversione unità ↗

- **Misurazione:** **Costante della velocità di reazione del primo ordine** in 1 al secondo (s⁻¹)

Costante della velocità di reazione del primo ordine Conversione unità ↗

- **Misurazione:** **Costante della velocità di reazione del secondo ordine** in Metro cubo / Mole secondo (m³/(mol*s))

Costante della velocità di reazione del secondo ordine Conversione unità ↗



Controlla altri elenchi di formule

- Nozioni di base sull'ingegneria delle reazioni chimiche
[Formule ↗](#)
- Nozioni di base sul parallelo
[Formule ↗](#)
- Nozioni di base sulla progettazione del reattore e dipendenza dalla temperatura dalla legge di Arrhenius
[Formule ↗](#)
- Forme di velocità di reazione
[Formule ↗](#)
- Formule importanti nelle basi dell'ingegneria delle reazioni chimiche [Formule ↗](#)
- Formule importanti nel reattore batch a volume costante e [variabile Formule ↗](#)
- Formule importanti nel reattore discontinuo a volume costante per primo, secondo [Formule ↗](#)
- Formule importanti nella progettazione dei reattori [Formule ↗](#)
- Formule importanti nel pot-pourri di reazioni multiple [Formule ↗](#)
- Equazioni di prestazione del reattore per reazioni a volume costante [Formule ↗](#)
- Equazioni di prestazione del reattore per reazioni a volume variabile [Formule ↗](#)

Sentiti libero di CONDIVIDERE questo documento con i tuoi amici!

PDF Disponibile in

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

