

C_A = konsentrasi fluida A pada waktu tertentu (mol /L³)
 C_{AL} = konsentrasi fluida A pada bulk liquid (mol /L³)
 C_{Ai} = konsentrasi fluida A pada interface (mol /L³)
 C_{Ao} = konsentrasi fluida A pada saat awal (mol /L³)
 C_{AS} = konsentrasi fluida A pada permukaan padatan (mol /L³)
 E = energi aktivasi reaksi (ML² / t² .mol)
 k_s = konstanta kecepatan reaksi orde pertama (1/t)
 k_{so} = konstanta
 k_{SL} = koefisien perpindahan massa solid-liquid (L /t)
 m = konstanta
 n_A = jumlah mol fluida A (mol)
 n_B = jumlah mol padatan B (mol)
 N_A'' = laju perpindahan massa A (mol / (L² . t))
 R = tetapan gas ideal (ML² / t² .mol)
 $-r_a$ = laju reaksi fluida A (mol / (L³ t))
 S_{ex} = external surface (L²)
 t = waktu (t)
 T = suhu (K)
 ΔT = perubahan tebal plat (L)
 W = massa padatan (M)
 ρ_B = molar jenis padatan B (mol / L³)

KESIMPULAN

1. Pada pH rendah (pH < 1) laju reaksi dikontrol oleh perpindahan massa ion bikromat ke permukaan padatan. Pada kondisi ini harga koefisien perpindahan massa padat-cair (k_{SL}) amat dipengaruhi oleh kecepatan pengadukan.
2. Semakin besar kecepatan pengadukan, harga k_{SL} makin besar pula.

DAFTAR PUSTAKA

1. Christie J. Geankoplis , " *Transport Processes and Unit Operations* " , 2nd ed , Allyn and Bacon , Inc., Boston , 1978.
2. Frank P. Incropera , David P. De Witt , " *Fundamental of Heat and Mass Transfer* " , 3rd ed , John Wiley & Sons , New York , 1990
3. Hirose et al. , " *J.Chem.Eng.Japan* " 7.19., 1974
4. H.Scott Fogler , " *Elements of Chemical Reaction Engineering* " , 2nd ed , Prentice - Hall International, Inc , New Jersey , 1992.
5. L.K. Doraiswamy, M.M. Sharma , " *Heterogenous Reaction, Analysis, examples, and Reactor Design, vol II* " , John Wiley& Sons, New York, 1984
6. Octave Levenspiel , " *Chemical Reaction Engineering* " , 2nd ed , John Wiley & Sons , New York , 1972.