

<6回>無駄時間のある系のPID制御の計算法を学ぶ。(2021/10/20)

PID 制御

微分も考慮する

$$m = k \left[\{C_{obj} - C(t)\} + \left(\frac{1}{T_I} \right) \int_0^t \{C_{obj} - C(t)\} dt + T_D \frac{d\{C_{obj} - C(t)\}}{dt} \right] \quad (3)$$

T_D : 微分項の重み、時間[s]の次元、微分時間

なぜ微分項を入れるか : ブレーキの役目 → 安定性の増大

【注意】現実的には単純な微分項を入れることは不可能。

● 設定値をステップ状に切り替えるとき : $\frac{d\{C_{obj} - C(t)\}}{dt} = \infty$ となって計算が不可能。

● 電波等のノイズが入ってくるとき : 微分をする → 周波数が高い信号が大きく増幅される → 回路が発振して安定しなくなる (これについては4年次 T1 開講の「プロセス設計」の講義で電子回路の基礎で触れる)

高周波ノイズが入った時の微分の出力 : 周波数 f [Hz] の信号 $x(t)$ の微分を考える。

$x(t) = a \sin(2\pi ft)$: 振幅は a

$\frac{dx(t)}{dt} = 2\pi fa \cos(2\pi ft)$: 振幅は $2\pi fa$ で f が大きくなるほど振幅が増える

→ 周波数が高い信号ほど大きく増幅される

現実的な対策

設定値をゆっくり変える(微係数を小さくする)

高周波の信号をカットする → 不完全微分(教科書 p.73)

PID 制御の数値計算方法の例: ($t=0$ では $de(t)/dt=0$ と仮の値を入れることで $\frac{d\{C_{obj} - C(t)\}}{dt} = \infty$ を回避する。

t [s]	$C(t)$ [mol/m ³]	$e(t)=C_{obj}-C(t)$ [mol/m ³]	$\int_0^t e(t)dt$	$de(t)/dt$	m [mol/s]	dC/dt [mol/(m ³ ·s)]
0	初期値		初期値	0(仮の値)		
Δt						
$2\Delta t$						
...						

$de(t)/dt = (e(t) - e(t - \Delta t)) / \Delta t$

無駄時間のある系

無駄時間 : まったくレスポンスがない時間

無駄時間が出るケース

1) プラグフローリアクターが直列に入る(下の図)

2) 理想的 1 段完全混合槽には無駄時間がないが、多段化すると無駄時間があるように見え

る。多段化の極限→プラグフロー

1)プラグフローリアクターが直列に入る場合のインパルス応答の例

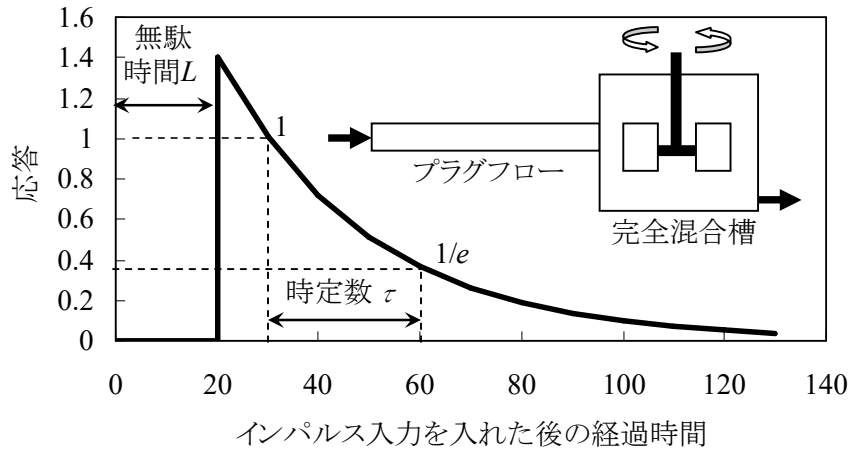


図 プラグフロー(滞留時間=無駄時間=L)と完全混合槽(平均滞留時間=時定数=τ)を直列につないだ流れへのトレーサーインパルス応答の例(縦軸は任意). L=20, τ=30とした場合

2)多段完全混合槽列で無駄時間があるように見える例

一段当たりの滞留時間τの等体積n段完全混合槽の単位インパルス応答g(t)

$$g(t) = \frac{t^{n-1}}{\tau^n (n-1)!} \exp\left(-\frac{t}{\tau}\right)$$

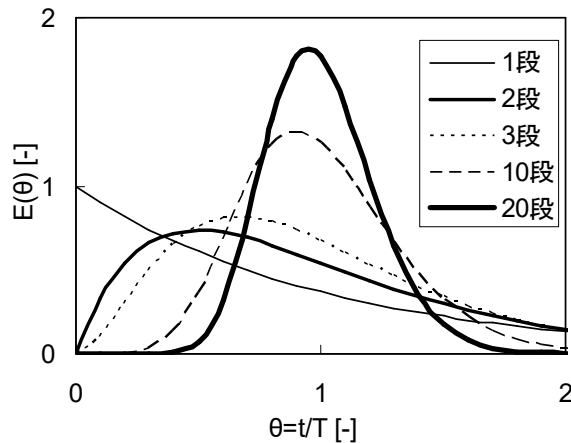


図 等体積n段完全混合槽の単位インパルス応答g(θ)の例(ここでθ=t/(nτ))
段数を増やすとむだ時間が増えてプラグフローの応答に近づいていく。

畳み込み積分の説明

単位インパルス応答=g(t)である線形プロセスにf(t)を入れた場合の出力h(t)を考える。f(t)を時間間隔Δτごとのインパルス列であらわす。それぞれのインパルスはf(τ)δ(t-τ)Δτとなる。したがって、f(t)はインパルス列の和として表すことができる。

$$f(t) = \sum f(\tau) \delta(t-\tau) \Delta \tau$$

それぞれの時刻τに入力された単位インパルス(=δ(t-τ))に対する出力はg(t-τ)であるので、インパルスf(τ)δ(t-τ)Δτに対する出力はf(τ)g(t-τ)Δτで与えられる。よって、f(t)に相当するインパルス列に出力h(t)は、それぞれのインパルスに対する応答の和となって、次式となる。

$$h(t) = \sum f(\tau) g(t-\tau) \Delta \tau$$

これをΔτを無限小にした積分形式で書き直すと次式になる。

$$h(t) = \int_0^t f(\tau) g(t-\tau) d\tau$$

無駄時間のある系の数値計算法

測定結果 $C_{\text{meas}}(t)$ が真の値 $C(t)$ より 2 秒遅れて計測器から出力される場合の例

$C_{\text{meas}}(t)$ に 2 秒前の真の値 $C(t-2)$ を用い、その $C_{\text{meas}}(t)$ を用いて偏差 $e(t)$ を計算する。この偏差 $e(t)$ を使って PID 制御をする。

t [s]	真の $C(t)$ [mol/m ³]	$C_{\text{meas}}(t)$ = $C(t-2)$	$e(t)$ = $C_{\text{obj}} - C_{\text{meas}}(t)$ [mol/m ³]	$\int_0^t e(t) dt$	$de(t)/dt$	m [mol/s]	dC/dt [mol/(m ³ ·s)]
-2	0						
-1	0						
0	0			0	0		
1							
2							
3							