

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

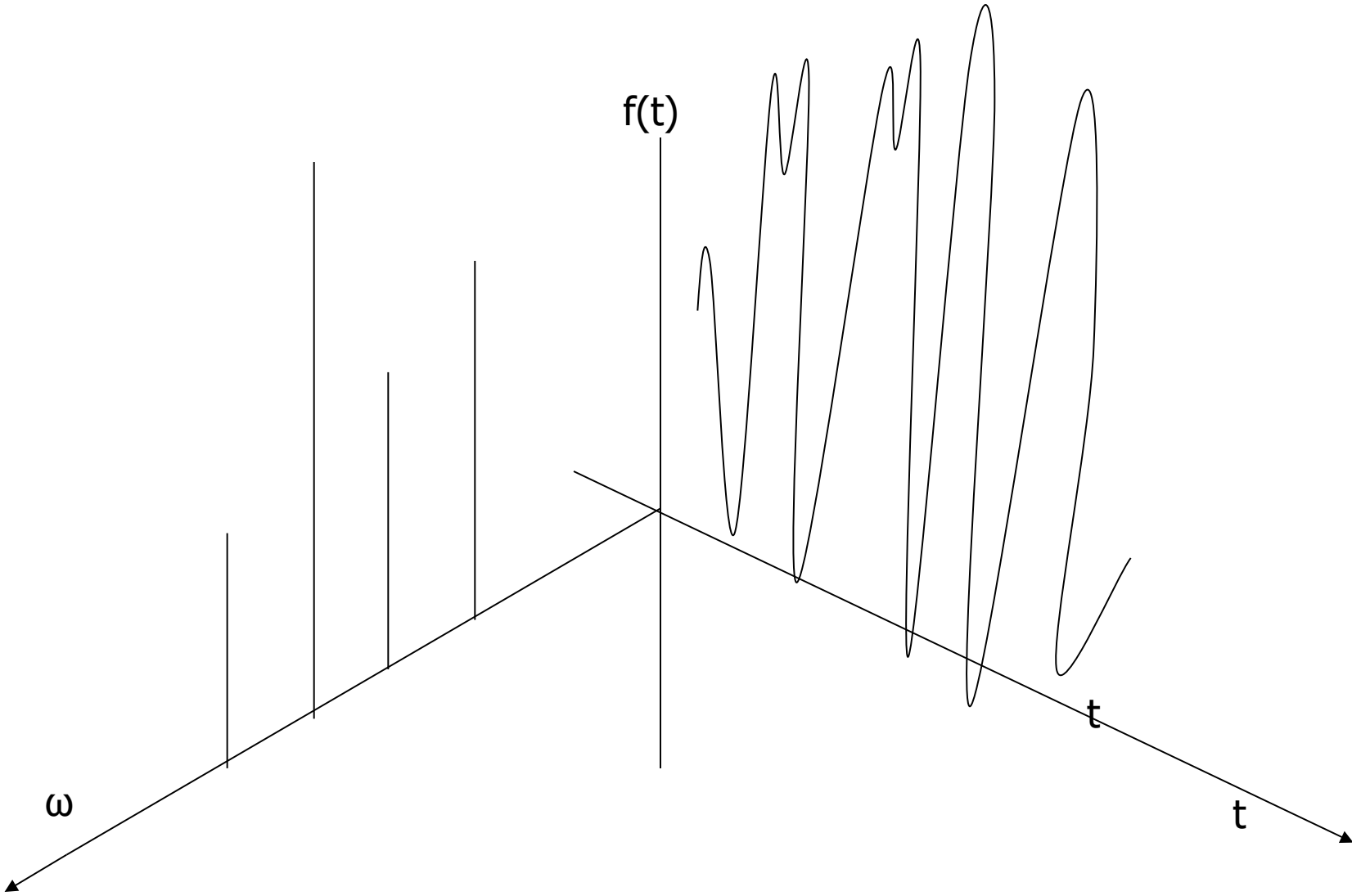
1. Transformadas de Laplace
2. Relações Variáveis de Estado-FT
3. Funções de Transferência
4. Pólos e Estabilidade
5. Ações básicas de Controle
6. Controladores PID
7. Sintonia

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

Funções de Transferência e a Transformada de Laplace

Uma das grandes dificuldades no entendimento das técnicas de Controle é que grande parte das relações e equações vêm escritas em variáveis complexas. Minha função é de mostrar que todas essas relações e equações podem ser entendidas num contexto mais simples. A representação em variáveis complexas nada mais é do que levar para um outro plano um sinal complicado de entender no domínio do tempo.

Controle FEI 2008 Funções de Transferência



Controle FEI 2008 Funções de Transferência

O uso das Transformadas de Laplace na Dinâmica de Sistemas traz vantagens como:

- maneira simples de resolver Equações Diferenciais lineares;
 - converter funções complicadas, como as senoidais, em funções algébricas da variável complexa s ;
 - diferenciação e integração substituídas por operações algébricas no plano complexo;
 - permitir o uso de técnicas gráficas para previsão de desempenho sem resolver as equações da dinâmica.
- Na verdade, precisamos da Teoria de Laplace, apenas 3 resultados:

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

1. As regras de diferenciação e de integração;
 2. O Teorema do Valor Final;
 3. As formas das funções usuais de excitação (degrau, rampa, seno,...)
- Então, dada uma função $f(t)$, $f(t)=0$ para $t<0$, define-se sua FT por:

$$L(f(t)) = F(s) = \int_0^{\infty} e^{-st} f(t) dt$$

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

A Transformada Inversa é dada por:

$$L^{-1}(F(s)) = f(t) = \frac{1}{2\pi} \int_{-\infty}^{\infty} e^{st} F(s) ds$$

A TL é um operador linear sobre $f(t)$, de modo que:

1. $L(f_1(t) + f_2(t)) = L(f_1(t)) + L(f_2(t))$

2. $L(Af(t)) = AL(f(t)) = AF(s)$

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

Regras de Diferenciação e Integração das TLs:

$$L\left(\frac{d}{dt} f(t)\right) = sF(s) - f(0)$$

$$L\left(\frac{d^2}{dt^2} f(t)\right) = s^2 F(s) - sf(0) - \frac{d}{dt} f(0)$$

$$L\left(\int f(t) dt\right) = \frac{1}{s} F(s)$$

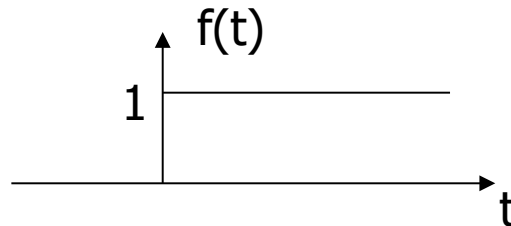
Controle FEI 2008 Funções de Transferência

Diz o Teorema do Valor Final que se $f(t)$ e sua derivada no tempo, $df(t)/dt$, têm Transformadas, então:

$$\lim_{t \rightarrow \infty} f(t) = \lim_{s \rightarrow 0} sF(s)$$

Sinais de entrada normalmente empregados nos testes e simulações de sistemas dinâmicos são o Degrau, o Impulso, a Rampa e o Seno. São funções que exigem muito do sistema, daí sua utilização. As TLs correspondentes são:

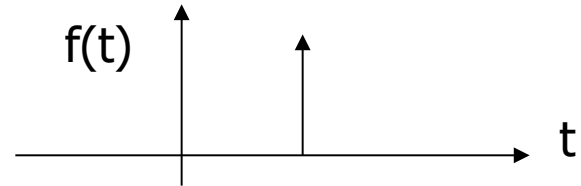
- Degrau
 $f(t)=0, t < 0$
 $f(t)=1, t > 0$
 $F(s)=1/s$



Controle FEI 2008 Funções de Transferência

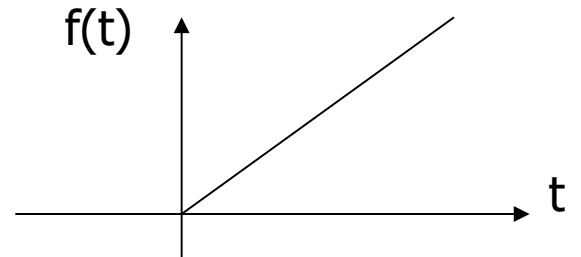
- Impulso

$$\delta(t) = \lim_{t \rightarrow \infty} f(t) \quad F(s) = 1$$



- Rampa

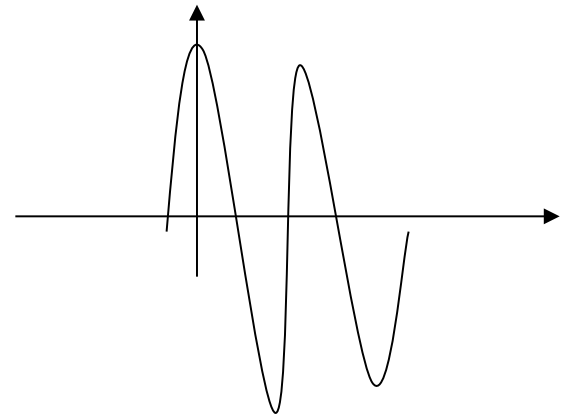
$$f(t) = 0, t < 0; f(t) = t, t > 0$$
$$F(s) = 1/s^2$$



- Seno

$$f(t) = \text{sen}(\omega t)$$

$$F(s) = \frac{\omega}{s^2 + \omega^2}$$



Controle FEI 2008 Funções de Transferência

- Solução de Equações de Movimento via Ts Laplace

Uso de uma técnica chamada Expansão em Frações Parciais: uma função racional pode ser expandida em outras até que se possa identificar a função original no tempo através das tabelas

Exemplos:

- 1) Achar $x(t)$ tal que:

$$\ddot{y} + y = 3\text{sen}2t$$

$$y(0) = 1; \dot{y}(0) = -2$$

- Solução: $\mathcal{L}(\ddot{y}) = s^2 Y(s) - sy(0) - \dot{y}(0)$ (0)
- $\mathcal{L}(\text{sen } 2t) = 2/(s^2+4)$

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

A equação em variáveis complexas fica:

$$s^2 Y(s) - s + 2 + Y(s) = \frac{6}{s^2 + 4}$$

$$(s^2 + 1)Y(s) = \frac{6 + s^3 - 2s^2 + 4s - 8}{s^2 + 4}$$

$$Y(s) = \frac{(s^3 + 4s) - (2s^2 + 2)}{(s^2 + 1)(s^2 + 4)}$$

$$Y(s) = \frac{s}{s^2 + 1} - \frac{2}{s^2 + 4}$$

A solução é, então:

$$y(t) = \cos t - \text{sen}2t$$

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

2) Resolver o sistema de EDO's:

$$\dot{x} - 6x + 3y = 8e^t$$

$$\dot{y} - 2x - y = 4e^t$$

com $x(0) = -1$, $y(0) = 0$

Aplicando Laplace às 2 equações:

$$(s - 6)X + 3Y = \frac{-s + 9}{s - 1}$$

$$-2X + (s - 1)Y = \frac{4}{s - 1}$$

Resolvendo para X e Y:

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

$$X = \frac{-s + 7}{(s - 1)(s - 4)} = \frac{-2}{s - 1} + \frac{1}{s - 4}$$

$$Y = \frac{2}{(s - 1)(s - 4)} = \frac{-2/3}{s - 1} + \frac{2/3}{s - 4}$$

Aplicando a transformada inversa:

$$x(t) = -2e^t + e^{4t}$$

$$y(t) = -\frac{2}{3}e^t + \frac{2}{3}e^{4t}$$

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

A geração das Funções de Transferência de um sistema a partir das matrizes (A, B, C) que o caracterizam leva à forma:

$$H(s) = C(sI - A)^{-1} B$$

É importante observar que:

- O número de FT's corresponde ao número de entradas vezes o número de saídas (qxm);
- O fato de se ter a inversa de (sI-A) no cálculo das FT's leva a que todas tenham o mesmo denominador;
- Mais que isso, como o cálculo da inversa requer que:

$$(sI - A)^{-1} = \frac{|TranspostadosCofatores|}{\det(sI - A)}$$

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

Então, o polinômio do denominador, chamado Polinômio Característico do sistema, terá, sempre, grau n , número de variáveis de estado. Por outro lado, a transposta de cada cofator, no numerador, é obtida pela eliminação da linha e da coluna correspondentes a cada elemento. Com isso, o polinômio do numerador de cada FT terá, no máximo, grau $n-1$.

- Em consequência, nos casos de interesse da Engenharia, as FT's serão sempre funções racionais, quando o grau do numerador é menor que o do denominador:

$$FT_{ij}(s) = \frac{b_0 s^m + b_1 s^{m-1} + \dots + b_{m-1} s + b_m}{s^n + a_1 s^{n-1} + a_2 s^{n-2} + \dots + a_{n-1} s + a_n}$$

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

Como uma FT é uma fração com 2 polinômios distintos que indica como a entrada $U_j(s)$ se transforma na saída $Y_i(s)$, verifica-se:

- Os pontos onde o numerador se anula representam condições em que, qualquer que seja a entrada U , nada se transmite à saída Y . As raízes do numerador são chamadas ZEROS do sistema;
- Os pontos onde o denominador se anula representam condições em que o sistema encontra uma ressonância (amortecida ou não amortecida). As raízes do denominador são chamadas PÓLOS do sistema e contêm todas as informações sobre o comportamento dinâmico do mesmo, estabilidade, etc.
- Como os coeficientes dos polinômios são todos reais, as raízes só podem ser reais ou pares de complexos conjugados.

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

POLOS E ESTABILIDADE

Já vimos que toda função racional pode ser expandida em Frações Parciais. De uma FT que tem forma:

$$FT_{ij}(s) = \frac{b_0s^m + b_1s^{m-1} + \dots + b_{m-1}s + b_m}{s^n + a_1s^{n-1} + a_2s^{n-2} + \dots + a_{n-1}s + a_n}$$

Pode-se expandir em:

$$FT = \sum_{i=1}^l \frac{d_i}{s + p_i} + \sum_{j=1}^m \frac{e_j s + f_j}{s^2 + 2\xi_j \omega_j s + \omega_j^2}$$

Onde p_i são os pólos reais e ζ_j e ω_j caracterizam um par de complexos conjugados. Então, $l+2m=n$.

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

Isso leva a que qualquer resposta de um sistema linear a uma entrada conhecida possa ser representada por:

$$y(t) = \sum_{i=1}^l D_i e^{-p_i t} + \sum_{j=1}^m E_j e^{-\zeta_j \omega_j t} \cos(\omega_{aj} t - \phi_j)$$

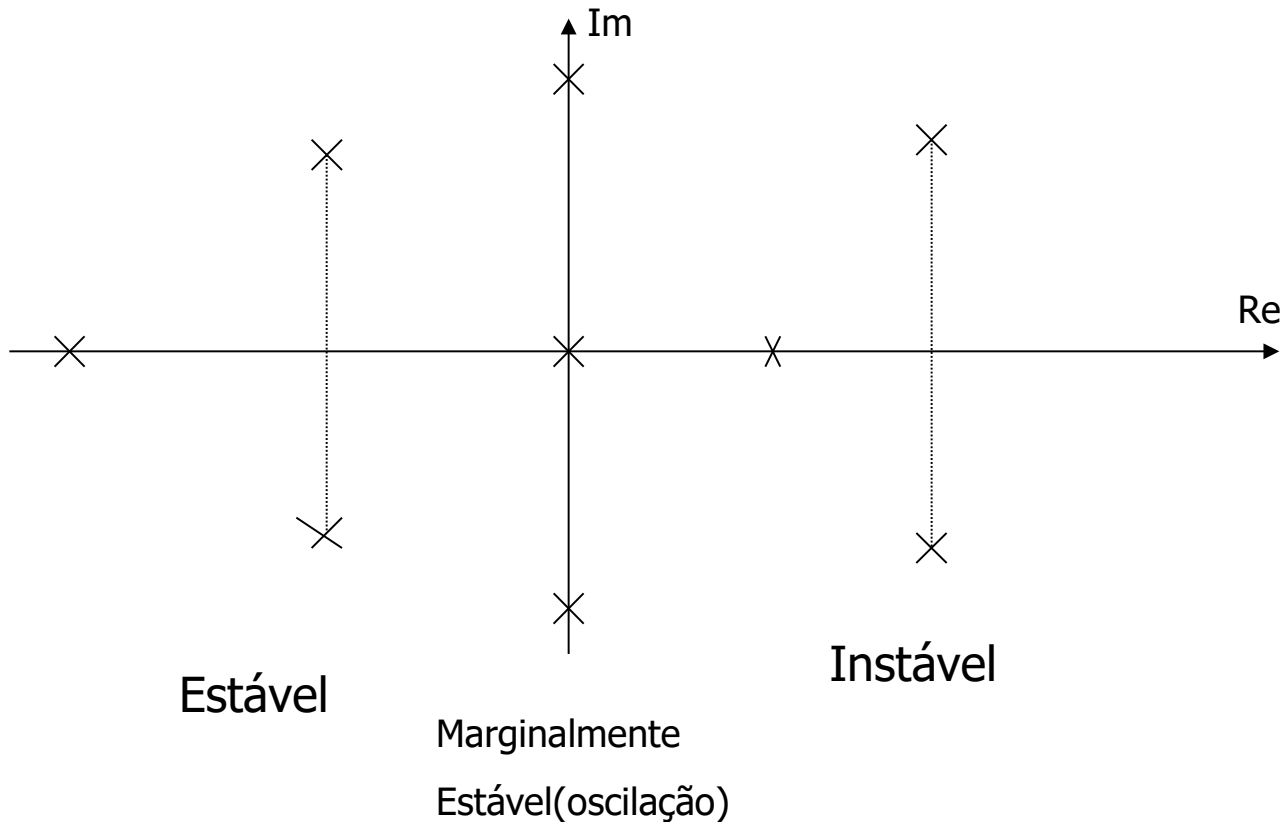
onde D_i e E_j são amplitudes, ζ_j e ω_j são amortecimentos e frequências naturais.

A forma exponencial que aparece na resposta do sistema, leva a que:

- Se houver um único polo com parte real positiva, a resposta correspondente a esse polo cresce indefinidamente com o tempo, mesmo que todas as outras partes vão para zero;
- Se houver resposta crescente com o tempo, o sistema é dito INSTÁVEL. Se a resposta do sistema permanece limitada entre valores reais ou vai para zero com o passar do tempo, o sistema é dito ESTÁVEL.

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

Se imaginarmos, agora, fazer um mapa dos polos no plano complexo:



Controle FEI 2008 Funções de Transferência

À luz desse diagrama, voltamos, novamente, aos objetivos básicos.

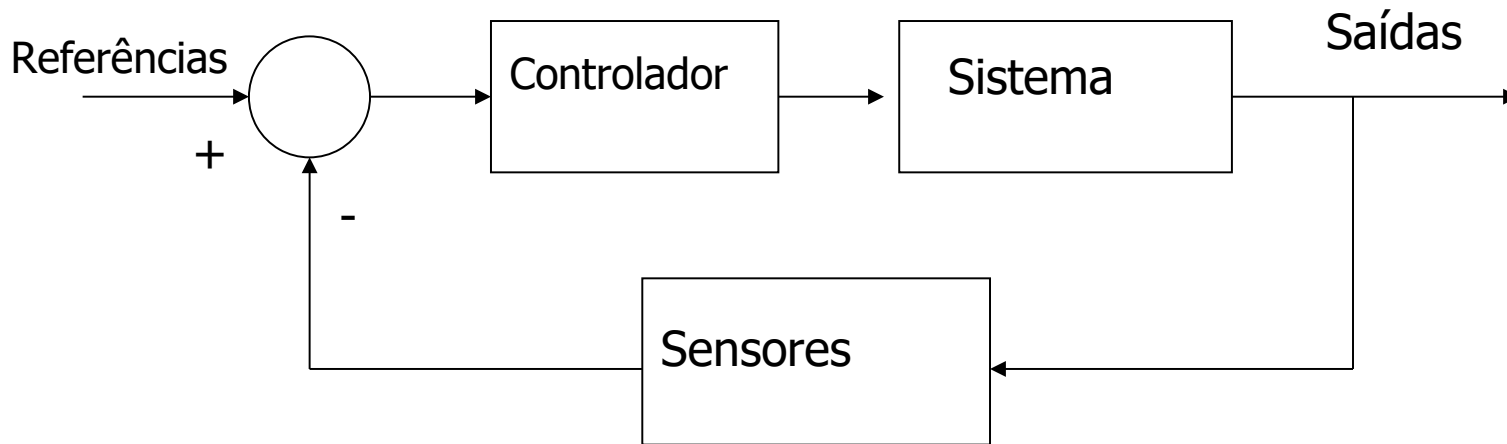
1. O sistema de controle implementado (em malha fechada) deve ter todos os seus pólos no semi-plano esquerdo do plano imaginário, mesmo que o sistema original em malha aberta tenha pólos no semi-plano direito;
2. Os pólos em Malha Fechada podem, quase sempre, ser colocados em posições que garantam uma resposta dinâmica especificada ao sistema;
3. Os zeros da FT contribuem para as amplitudes e para as fases da resposta, mas não têm nenhuma influência na estabilidade do sistema.

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

- **Controladores PID/Ações Básicas**
- Conceitualmente, um controlador é um dispositivo físico dotado de capacidade de interpretação capaz de comparar valores de saída de um sistema com as referências de entrada (set-point, valores desejados, variáveis ou não), determinar os erros e, a partir desses erros, determinar os sinais de controle para reduzir os erros a zero ou a valores convenientemente pequenos, dentro dos desvios aceitáveis (zona morta).
- A maneira com que um controlador desenvolve essas ações é denominada ESTRATÉGIA. A essência do projeto de controle é a determinação da melhor estratégia que satisfaça os requisitos do sistema.

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

- Vamos partir de uma malha padrão:



- Apenas para facilitar o entendimento, partimos de sistemas SISO (uma entrada-uma saída), para os quais as estratégias mais comuns são:

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

- Controladores liga-desliga (on-off)
- Controladores Proporcionais (P)
- Controladores Integrais (I)
- Controladores Derivativos (D)
- Controladores Proporcionais-Integrais-Derivativos (PID)

Apresentamos a seguir as principais características de cada um:

- Controladores liga-desliga (on-off)

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

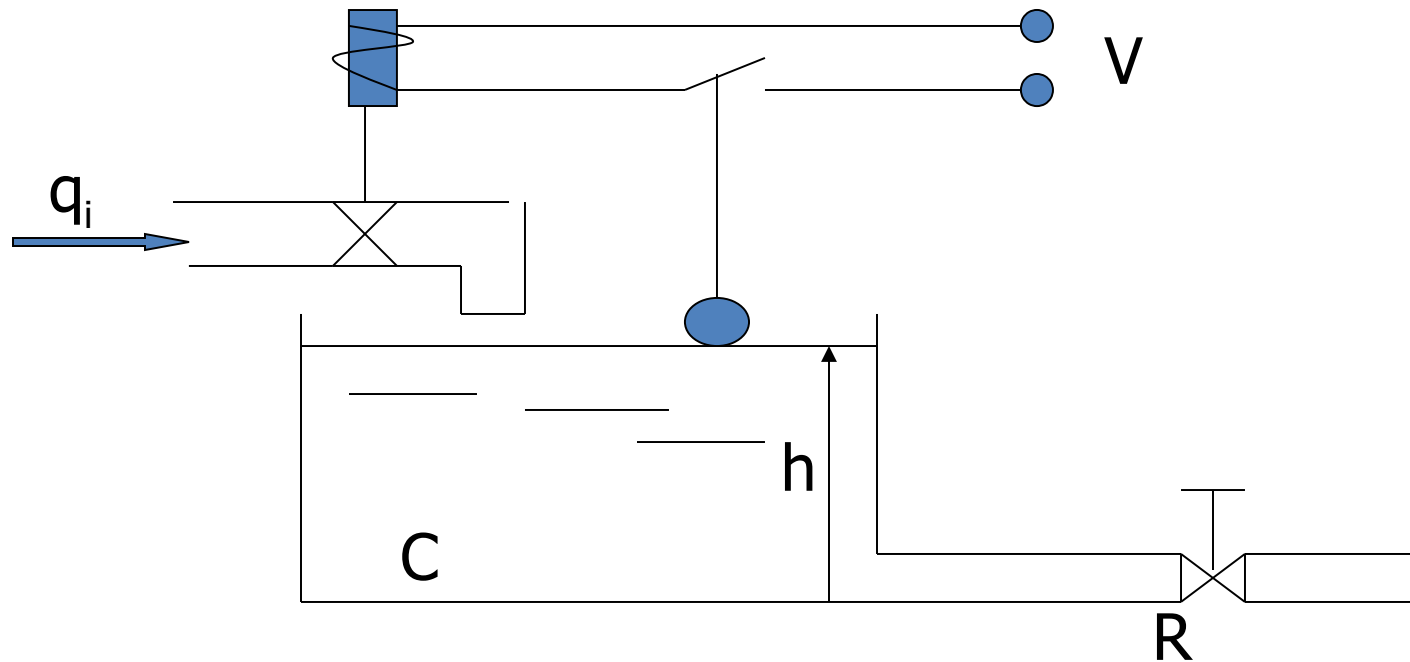
- **Controladores liga-desliga (on-off)**

Designam controladores em que a variável de controle $u(t)$ só pode assumir dois valores, dependentes do erro $e(t)$

$$u(t) = \begin{cases} U_1; & e(t) > 0 \\ U_2; & e(t) < 0 \end{cases}$$

Um controlador desse tipo é não-linear e, portanto, não tem Transformada de Laplace. Um exemplo típico é o uso, em processos, de válvulas solenóides:

Controle FEI 2008 Funções de Transferência



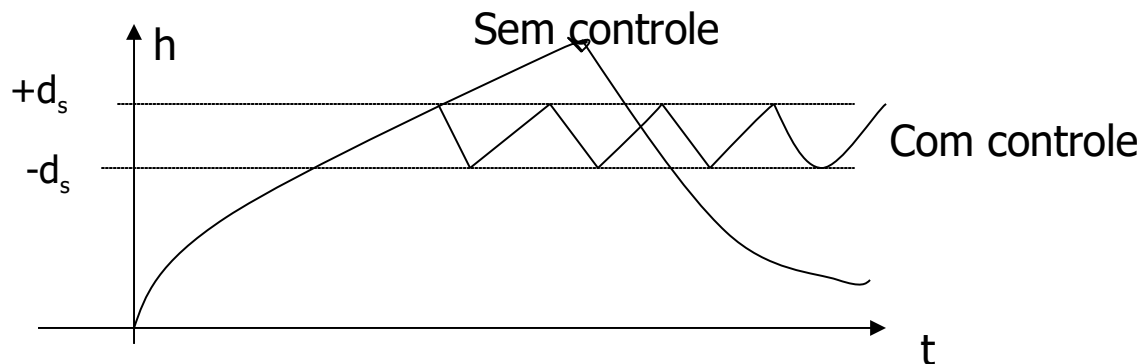
- O controle preciso seguindo a estratégia acima é impraticável: o sistema ficará abrindo e fechando (batendo) o tempo todo.

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

- Usa-se, então, definir uma zona morta para o controlador:

$$u(t) = \begin{cases} U_1; & e(t) > d_s \\ U_2; & e(t) < -d_s \end{cases} \text{ ou } |e(t)| > d_s$$

- Para o sistema de controle de nível, se o objetivo for manter esse nível entre valores máximo e mínimo, com controlador on-off e zona morta, deve-se obter uma resposta como:



Controle FEI 2008 Funções de Transferência

- Note que, quanto maior for a largura da zona morta, menor será o número de chaveamentos, com conseqüente diminuição do desgaste dos componentes. Por outro lado, perde-se precisão.
- **Controladores Proporcionais (P)**

Um controlador Proporcional gera uma ação proporcional ao erro medido, isto é:

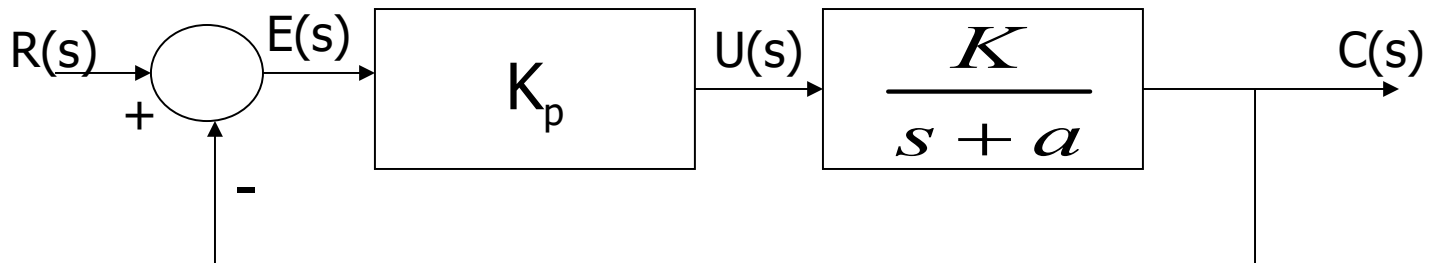
A Função de Transferência, nesse caso, é igual ao Ganho Proporcional k_p :

$$\frac{U(s)}{E(s)} = k_p$$

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

- Uma característica essencial aos controladores P é o off-set (desvio). Para entendermos melhor, consideramos um controlador P aplicado a um sistema de 1ª ordem, cuja dinâmica é dada pela Função de Transferência:

$$G_s(s) = \frac{K}{s+a}$$



Controle FEI 2008 Funções de Transferência

- K e a , ambos > 0 , são parâmetros do sistema. Então:

$$C(s) = \frac{G_c(s)G_p(s)}{1 + G_c(s)G_p(s)} R(s) = \frac{K_p K / (s + a)}{1 + K_p K / (s + a)} R(s)$$
$$C(s) = \frac{K_p K}{K_p K + (s + a)} R(s)$$

- Por outro lado, o erro $E(s)$ do sistema é dado por:

$$E(s) = R(s) - C(s)$$

e se a entrada $R(s)$ for um degrau ($R(s)=1/s$):

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

- $$E(s) = \left(1 - \frac{K_p K}{K_p K + a} \right) \frac{1}{s}$$

- Pelo Teorema do Valor Final

$$\lim_{t \rightarrow \infty} f(t) = \lim_{s \rightarrow 0} sF(s) = e(\infty)$$

- Então, o erro em regime permanente fica:

$$e(\infty) = 1 - \frac{K_p K}{K_p K + a} = \frac{a}{K_p K + a}$$

- Em consequência, $e(\infty) \rightarrow 0$ só se $K_p \rightarrow \infty$, o que é fisicamente impossível
- Conclusão: um controlador P sempre leva a erros em regime permanente não nulos.

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

- **Controlador Integral (I)**

Como um controlador só P não resolve o problema do erro, pode-se imaginar um controlador cuja saída é a integral do erro:

onde K_I é dito Ganho Integral

$$u(t) = K_I \int_0^t e(t) dt$$

Nesse caso, a FT do controlador será:

Um controlador $\frac{U(s)}{E(s)} = \frac{K_I}{s}$ atua sobre a história passada do erro. Em consequência, precisa de uma “história” do erro no tempo para começar a funcionar. O sistema, como um todo, fica lento.

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

- Por outro lado, se aplicarmos um controlador I sobre o mesmo sistema já visto no caso P, veremos que o erro em regime permanente é eliminado. A ação integral, por isso, é também chamada de reinicialização ou “reset”.
- **Controlador Derivativo (D)**
A idéia de se trabalhar com a derivada (tendência) do erro é introduzir um caráter antecipativo à ação total de controle:

Em termos de FT, a ação derivativa fica:

$$u(t) = K_d \frac{de(t)}{dt}$$

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

$$\frac{U(s)}{E(s)} = K_d s$$

Um controlador puramente D nunca é usado isoladamente pois atua apenas nos transitórios. Se aplicado ao mesmo sistema de 1ª ordem do exemplo anterior, demonstra-se que o erro em regime permanente tem exatamente o mesmo tamanho da entrada.

- **Controlador PID**

A junção das 3 ações Proporcional, Integral e Derivativa numa única estratégia leva ao controlador mais difundido no meio industrial. Nesse caso, a ação de controle é calculada por:

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

$$u(t) = K_p e(t) + K_I \int_0^t e(t) dt + K_d \frac{de(t)}{dt}$$

ou, alternativamente, já em Funções de Transferência:

$$\frac{U(s)}{E(s)} = K_p \left(1 + \frac{1}{T_I s} + T_D s \right)$$

onde T_I é o tempo de reinicialização e T_D é a taxa de variação.

Um controlador PID é também chamado Controlador de 3 Parâmetros. Se, por um lado, isso confere grande versatilidade em relação à obtenção de desempenho nos sistemas aos quais é incorporado, por outro, o ajuste desses 3 parâmetros resulta tedioso e complicado.

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

- **Crêterios de Sintonia de Controladores PID**

A dissemina o dos controladores PID vem de uma série de fatores:

- Podem ser construidos com elementos eletr nicos, hidráulicos ou pneumáticos;
- A a o Proporcional, s zinha, provoca desvios (off-sets) em regime permanente; a a o Integral corrige esses desvios mas torna o sistema lento; a a o Derivativa confere maior velocidade ao sistema final;
- Os PID eletr nicos são extremamente baratos e quase todos, hoje em dia, incluem algoritmos de sintoniza o.

A flexibilidade de dispor de três diferentes a es tem como preço a dificuldade de escolher três diferentes ganhos (K_p , K_i e K_d). Para orientar essa escolha, foram desenvolvidos algo como 350 diferentes cr terios de sintonia. O mais conhecido   o de Ziegler-Nichols (1943).

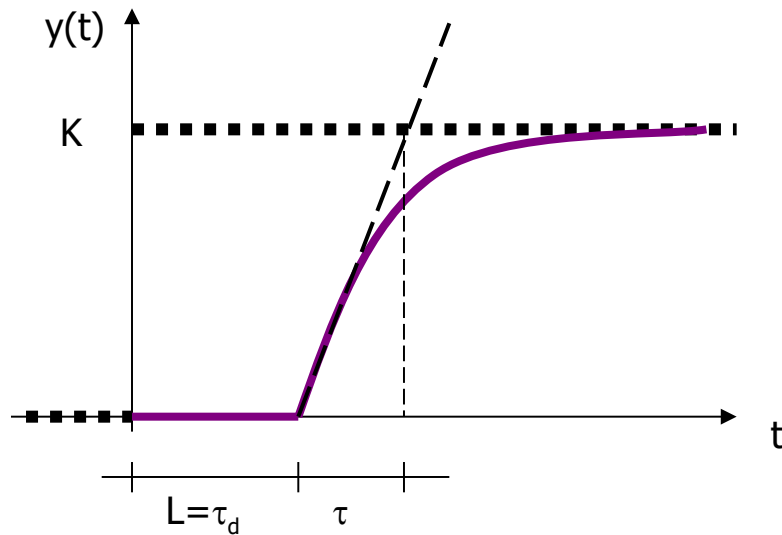
Controle FEI 2008 Funções de Transferência

Ziegler e Nichols eram consultores de indústrias de processos numa época em que poucas ferramentas eram disponíveis para modelar ou simular um sistema. Observaram que, para plantas estáveis e não muito complexas, as respostas a um degrau na variável manipulada poderiam ser resumidas em duas curvas, correspondentes a dois únicos comportamentos:

- Resposta de 1ª ordem com atraso ou
- Resposta oscilatória com valor de ganho crítico.

No 1º caso, a resposta ao degrau se chama Curva de Reação do Processo, uma curva em forma de S, cujo aspecto e cuja FT são apresentados na seqüência:

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

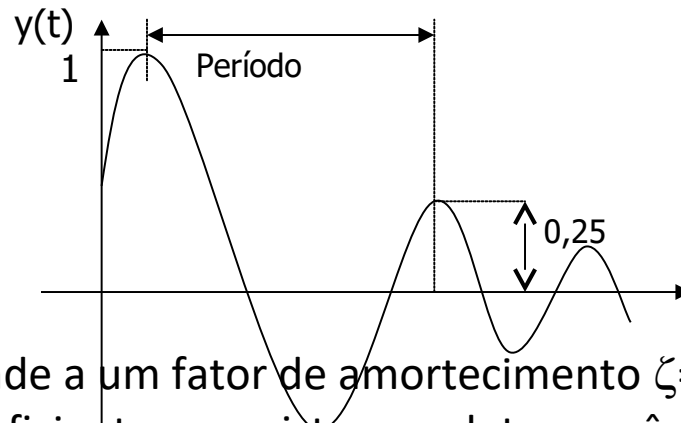


$$R = \frac{K}{\tau} - \text{taxadereação}$$

$$\frac{Y(s)}{U(s)} = \frac{Ke^{-\tau_d s}}{\tau s + 1}$$

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

O critério de ajuste sugerido pela técnica corresponde a impor uma taxa de decaimento (amortecimento) de 25%, como na figura:



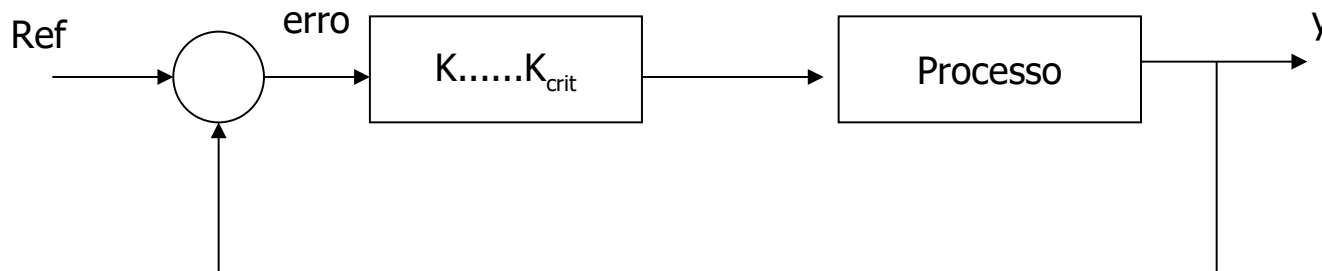
Esse critério corresponde a um fator de amortecimento $\zeta=0,21$, bom para processos, mas, em geral, insuficiente para sistemas eletromecânicos.

A partir da curva de reação, os parâmetros do PID devem ser escolhidos da tabela:

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

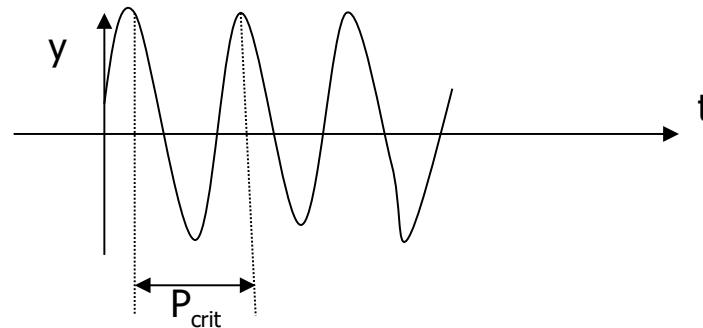
TIPO	GANHOS		
Proporcional	$K_p=1/RL$	∞	0
Proporcional-Integral	$K_p=0,9/RL$	$T_i=L/0,3$	0
PID	$K_p=1,2/RL$	$T_i=2L$	$T_d=0,5L$

Para o 2º caso, o ajuste dos parâmetros do PID é feito pela avaliação do sistema no limite da estabilidade:



Controle FEI 2008 Funções de Transferência

Fecha-se a malha apenas com ganho proporcional K , que é alterado até que o sistema entre em oscilação (estabilidade marginal). O valor do ganho é o valor crítico, K_{crit} . Ao mesmo tempo, registra-se o período de oscilação do sistema.



Com os valores de K_{crit} e P_{crit} , os ganhos do PID podem ser escolhidos da tabela:

Proporcional	$K_p = 0,5 K_{crit}$	∞	0
Proporcional-Integral	$K_p = 0,45 K_{crit}$	$T_i = P_{crit} / 1,2$	0
PID	$K_p = 0,6 K_{crit}$	$T_i = 0,5 P_{crit}$	$T_d = 0,125 P_{crit}$

Controle FEI 2008 Funções de Transferência

Essas regras de sintonia são um excelente primeiro passo no projeto, quando aplicáveis, e podem ser geradas ainda na fase de simulação, com o uso do modelo. Existem, no entanto, restrições:

- No caso de levantamento experimental (1º critério), perturbações podem afetar os resultados já que o sistema é ensaiado em malha aberta;
- Não funcionam bem em sistemas complexos, gerando sintonia não precisa.

Exemplo: ver Franklin, Powell