



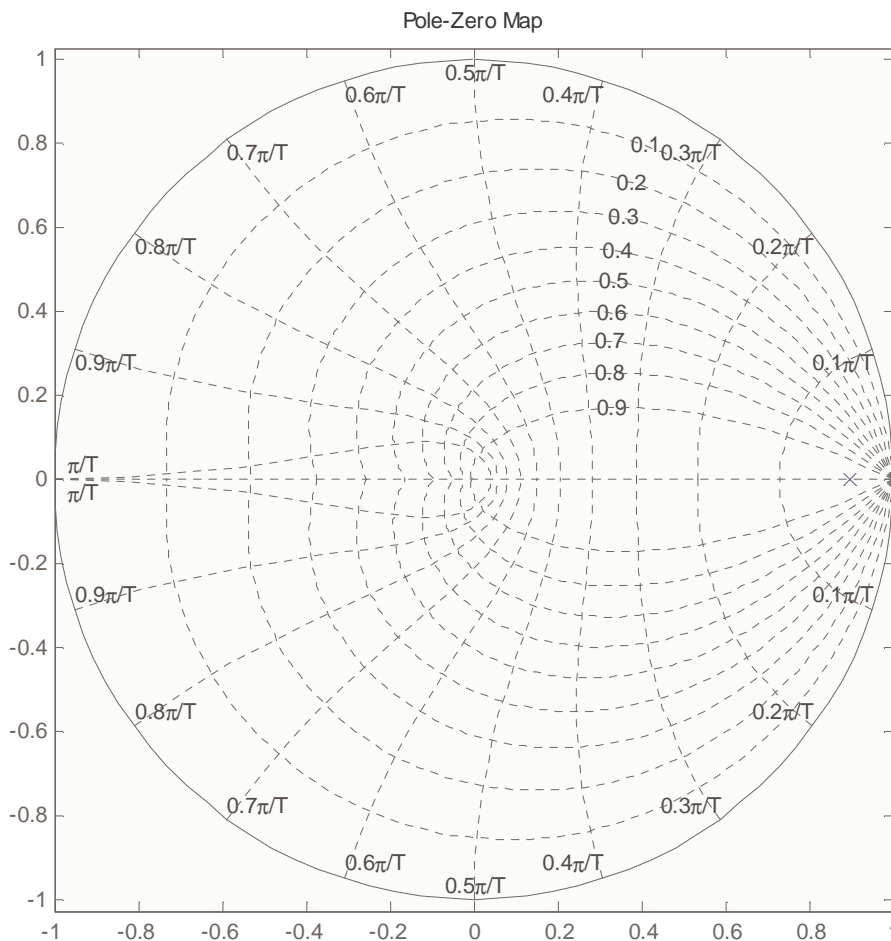
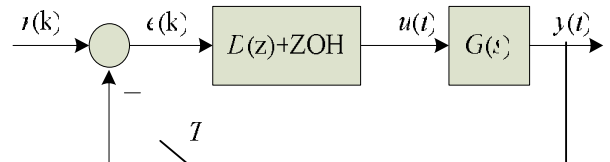
Nome: _____ Matrícula: _____

2ª PROVA

1ª Questão: (3Pts) Considere o seguinte processo. $G(s) = \frac{Y(s)}{U(s)} = \frac{0,1054}{s + 0,1054} e^{-2s} \xrightarrow{T=1\text{seg}} G(z) = \frac{0,1}{z^3 - 0,9z^2}$

Projete um compensador $D(z) = K \frac{(z+a)(z-0,9)}{z(z-1)}$, para atender às especificações (dinâmica dominante):

- Erro nulo para entrada degrau
- Sobrepasso $\leq 25\% \rightarrow \zeta \geq 0,4$
- Tempo de acomodação (1%) $t_s = 4,6/\sigma \leq 30$ seg
- Tempo de subida t_r (10-90%) $= 1,8/\omega_n \leq 2,86$ seg



$$t_r \leq 2,86 \rightarrow \omega_n \geq 0,2\pi$$

$$\text{com } \zeta = 0,4 \text{ e } \omega_n = 0,2\pi \rightarrow s_0 = -\sigma + \omega_d i; \quad z_0 = \exp(sT) = 0,6523 + 0,4235i$$

$$t_s \leq 30 \rightarrow \sigma \geq 0,1533 \quad |z| \leq \exp(-0,1533) = 0,858$$

$$|z_0| = \text{abs}(0,6523 + 0,4235i) = 0,777 < 0,858$$

$$\frac{0,1}{z^3 - 0,9z^2} \frac{z - 0,9}{z(z - 1)} = \frac{0,1}{z^3(z - 1)}$$

$$\left\langle \frac{0,1}{z^3(z - 1)} \right\rangle_{z=0,6523+0,4234i} = -228,36^\circ$$

$$\psi_{av} = 48,36^\circ$$

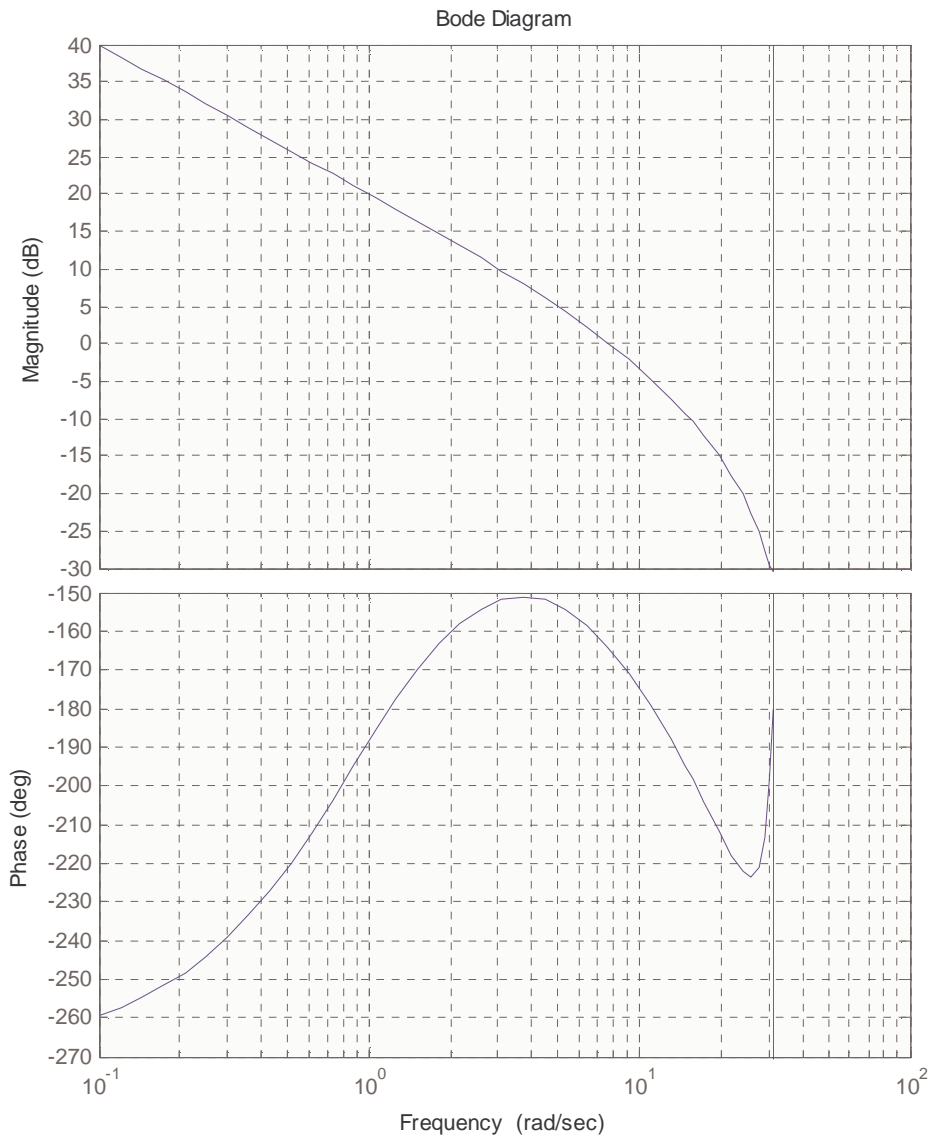
$$\tan(48,36^\circ) = \frac{0,4235}{\Delta} \quad \Delta = 0,3765 \rightarrow zero = 0,6523 - \Delta = 0,2758$$

$$\left| K \frac{(z - 0,2758)(z - 0,9)}{z(z - 1)} \frac{0,1}{z^3 - 0,9z^2} \right| = 1 \rightarrow K = 4,5487$$

$$D(z) = 4,5487 \frac{(z - 0,2758)(z - 0,9)}{z(z - 1)}$$

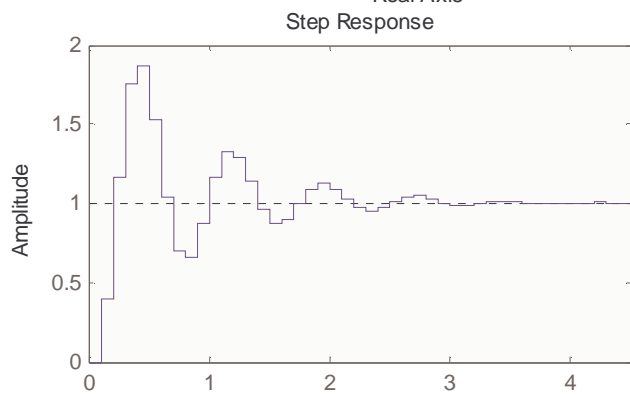
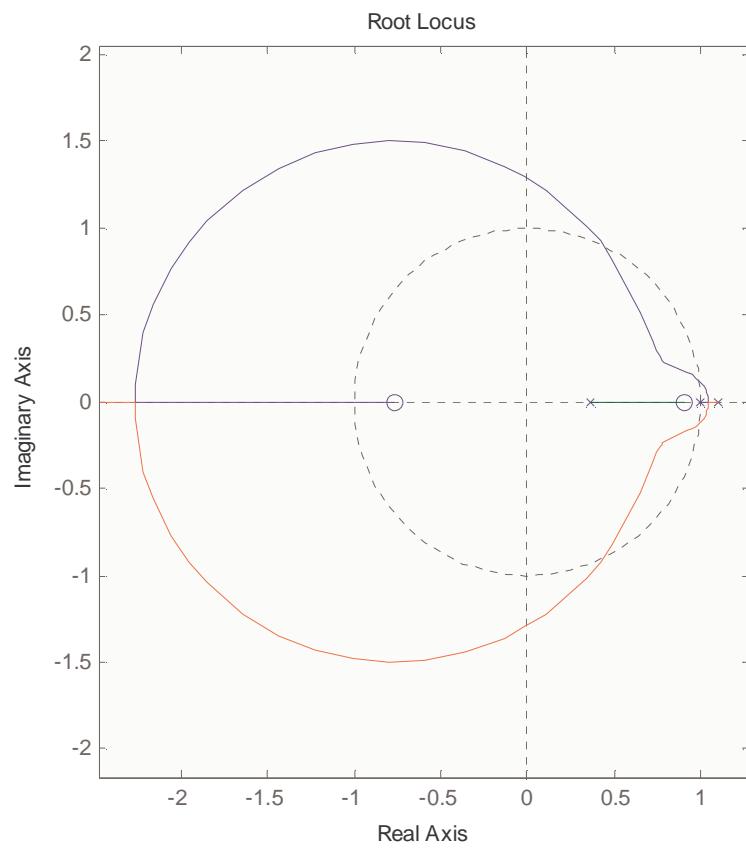
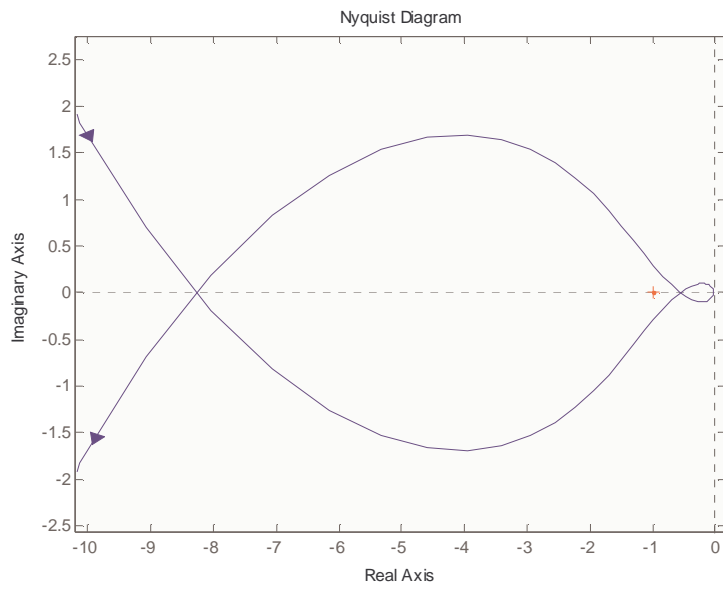
2ª Questão: Considere um sistema discreto com um pólo instável em malha aberta.

- (1,0) Qual a Margem de Ganho e a Margem de Fase para realimentação unitária?
- (1,0) Esboce o diagrama de Nyquist. Qual a faixa de valores de ganho K em $(-\infty < K < \infty)$ para os quais o sistema é estável?
- (1,0) Projete um controlador proporcional para que se tenha a maior margem de fase possível. Qual a margem de ganho para este ponto de operação?
- (1,0) Na condição anterior, qual o erro em regime permanente a uma rampa unitária de referência?

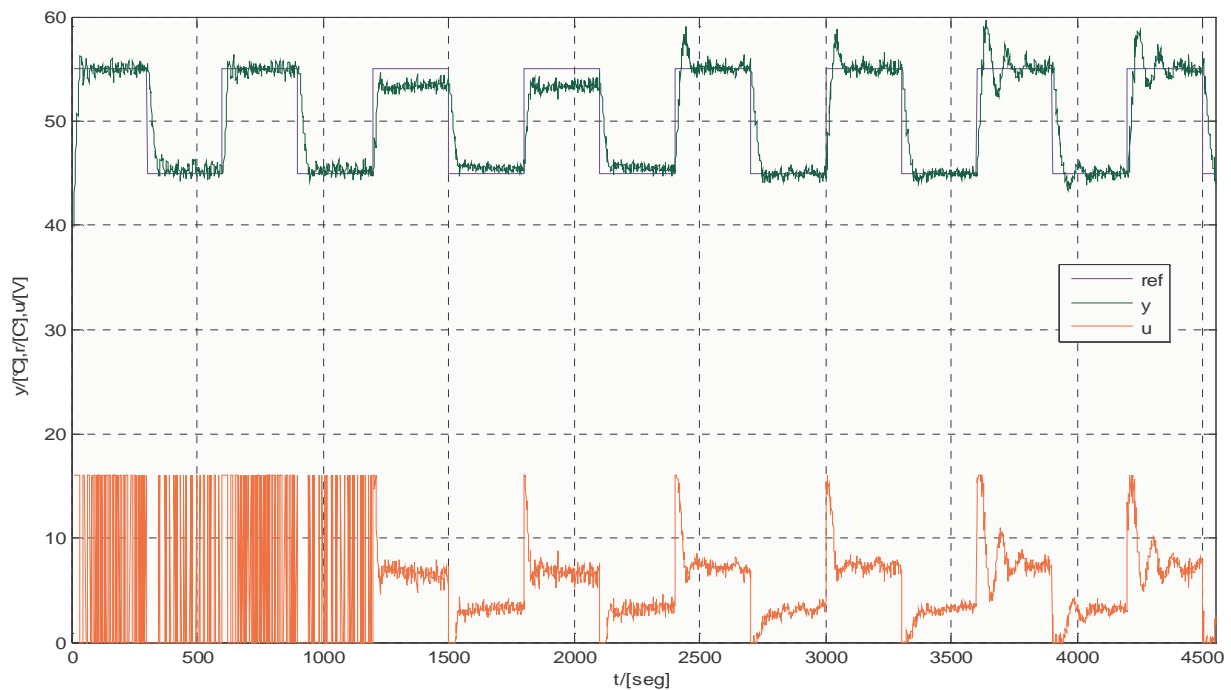


$$G(s) = \frac{Y(s)}{U(s)} = \frac{100(s+1)}{s(s-1)(s+10)} \xrightarrow{T=0,1\text{seg}} G(z) = \frac{0,39501(z-0,9048)(z+0,7686)}{(z-1)(z-1,105)(z-0,3679)}$$

- MG = 5dB, MF = $15,6^\circ$
- $1/8,266 < K < 1/0,56 \rightarrow 0,12 < K < 1,77$
- Maior MF possível $28,9^\circ$ em $\omega = 3,67$ rad/s com $K=0,39$ (-8,18dB). Margem de ganho = -10dB.
- $e_{ss}(\infty) = 1/K_v$ $K_v = \lim_{s \rightarrow 0} s G(s)$ $K_v = 0,1 * G(0,1) = 3,846$ $e_{ss}(\infty) = 0,26$



3ª Questão: Considere a seguinte resposta obtida com o processo térmico utilizado no laboratório de controle digital. Quatro controladores diferentes foram utilizados em seqüência: Liga-Desliga, P, PI e PID.



a) (1,0pt) Por que as respostas ascendente e descendente dos controladores PI e PID são diferentes? É possível escolher um outro ponto de operação e/ou excursão do sinal de referência para caracterizar o sistema como linear?

b) (1,0) Por que a resposta com os controladores Liga-Desliga e P não apresentam sobre-sinal?

c) (1,0) Considerando a temperatura ambiente constante, se o ponto de operação fosse alterado para 90°, que alterações seriam esperadas para a resposta do controlador P e PI?

a) A diferença ocorre por que o ponto de operação escolhido e a faixa de operação fazem que o sinal de controle fica mais tempo saturado em zero. Não é possível resfriar o processo. Uma excursão suficientemente pequena que evite a saturação permitiria caracterizar o sistema como linear (resposta simétrica).

b) O controlador liga desliga tem uma pequena histerese que evita sobre-sinal. Um controlador P, para um processo térmico contínuo (1ª ordem) jamais terá oscilação (LGR). O controlador discreto poderá oscilar se o período de amostragem for grande e poderá, inclusive, ficar instável se o ganho for muito alto.

c) Para o controlador proporcional teríamos uma resposta mais lenta com valores bastante aquém da referência. O controlador PI ficará mais lento, porém alcançará o valor final. Haverá saturação durante longo período.