

Reglerteknik Z2

Tentamen 2004-05-28

Tid: 8:45-12:45,

Lokal: M-huset

Lärare: Bengt Lennartson tel 3722

Tentamen omfattar 25 poäng, där betyg tre fordrar 10 poäng, betyg fyra 15 poäng och betyg fem 20 poäng.

Tentamensresultat anslås senast den *14 juni* på avdelningens anslagstavla E-huset våning 5. *Granskning* av rättning sker den *14 och 15 juni* kl 12:30-13:00 på avdelningen.

Tillåtna hjälpmedel:

- Formelsamling i reglerteknik (gammal och ny). Anteckningar är tillåtna i formelsamlingen.
- Bodediagram (finns längst bak i tentatesen).
- Matematiska och fysikaliska tabeller, t ex Beta och Physics handbook.
- Valfri kalkylator.

Lycka till och en trevlig sommar!

Institutionen för signaler och system
Avdelningen för reglerteknik och automation
Chalmers tekniska högskola



1

Överföringsfunktionen för en temperaturgivare antas vara

$$G(s) = \frac{Y_m(s)}{Y(s)} = \frac{1}{1 + Ts}$$

där $y(t)$ är den verkliga temperaturen medan $y_m(t)$ är den av termometern uppvisade temperaturen. Instrumentet testas på följande sätt:

- a) Termometern flyttas från 20-gradigt till 40-gradigt vatten. Efter 40 sekunder visar termometern 35.6°. Bestäm termometerens tidskonstant T .

(1 p)

- b) Termometern är placerad i ett kärl med vatten som har temperaturen T_0 . Temperaturen i kärlet höjs med 2°/minut. Beräkna den kvarstående avvikelsen mellan vattnets temperatur och termometerens visning.

(2 p)

- c) I det tredje försöket undersöks hur instrumentet reagerar på en oscillerande sinusformad temperaturvariation. Antag att amplituden är 10°. Vilka amplituder visar instrumentet då frekvensen är dels 1 Hz och dels 0.001 Hz? Kommentera instrumentets lämplighet för de båda fallen.

(2 p)

2

Dimensionera en P-regulator för processmodellen

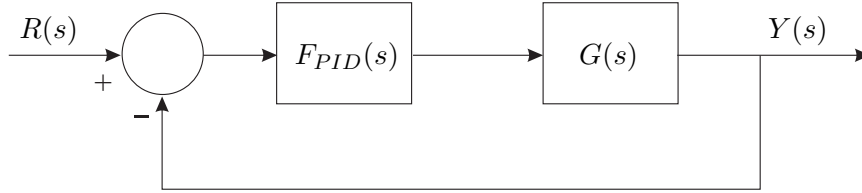
$$G(s) = \frac{e^{-0.5s}}{s(1 + 2s)^3}$$

så att a) $\varphi_m = 45^\circ$ och b) $\varphi_m = 60^\circ$. Vad blir överkorsningsfrekvensen ω_c och hur påverkas snabbheten, exempelvis stigtiden för det återkopplade systemet, för de båda fallen?

(4 p)

Betrakta det återkopplade systemet enligt figur, där

$$G(s) = \frac{1 - 0.5s}{(1 + s)^2}$$



Uppgiften är att dimensionera en PID-regulator

$$F_{PID}(s) = K_i \frac{1 + 2\zeta\tau s + (\tau s)^2}{s(1 + \tau s/\beta)}$$

för denna processmodell.

- a) En relativt vanlig dimensioneringsstrategi bygger på principen att processens poler kancelleras (förkortas bort) med hjälp av regulatorns nollställen. Bestäm enligt denna princip τ och ζ samt den resulterande kretsöverföringen $L(s)$.

(2 p)

- b) För den erhållna kretsöverföringen $L(s)$ kan man visa att följande samband råder mellan K_i , β och det maximala värdet för motsvarande känslighetsfunktion $M_S = \max_{\omega} |S(j\omega)|$

$$K_i = 2(\alpha - \sqrt{\alpha^2 - 1 + 1/M_S^2}) \quad \alpha = 1 + \frac{2}{\beta} \left(1 - \sqrt{1 - 1/M_S^2} \right)$$

Välj $M_S = 1.7$ och bestäm K_i samt $K_{\infty} = F_{PID}(\infty)$ för $\beta = 1, 10$ och ∞ , samt kommentera relationen mellan förmågan att kompensera laststörningar och styrsignalens känslighet för mätstörningar.

(2 p)

- c) Välj i stället ett konstant β , för enkelhetens skull $\beta = \infty$, och bestäm relationen mellan K_i och M_S . Ange speciellt K_i för $M_S = 1.4, 1.7$ och 2.0 , samt kommentera relationen mellan förmågan att kompensera laststörningar och stabilitetsmarginaler.

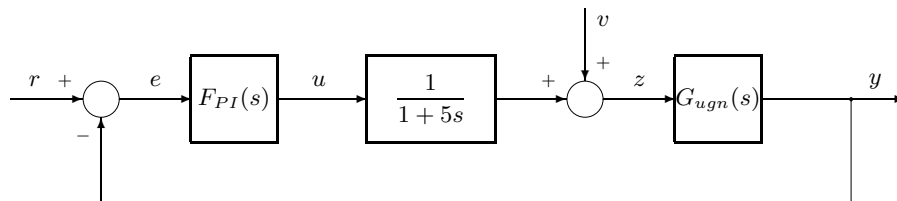
(2 p)

4

Figuren nedan visar hur en PI-regulator reglerar temperaturen (y) i en ugn. Styrsignalen (u) är kommenderat bränsleflöde, vilket utgör insignalen till ett bränsleventilservo med en överföringsfunktion $G_u(s) = 1/(1 + 5s)$. Ugnens verkliga bränsletillflöde (z) karakteriseras därför av denna tidskonstant i servot samt av ett störflöde v , som representerar variationer i bränsletryck, viskositet m m.

Själva ugnens dynamik $G_{ugn}(s)$ kan beskrivas av en förstärkning K , en tidskonstant T_2 och en dötid T_d med följande numeriska värden: $K = 0.3^\circ\text{C}/\text{flödesenhet}$, $T_2 = 50\text{ s}$, $T_d = 10\text{ s}$. PI-regulatorns överföringsfunktion är

$$F_{PI}(s) = 0.15 \frac{1 + 30s}{s}$$



För att förbättra regleringen av störningen v utrustas systemet med en bränsleflödesgivare (som mäter variabeln z) och en inre krets för reglering av bränsleflödet (kaskadreglering). Den inre kretsen förses med en proportionell regulator med förstärkningen $K_p = 10$, dvs $Z = G_u(s)K_p(F_{PI}(s)E - Z) + V$

- Rita ett blockschema som illustrerar det kompletta reglersystemet inklusive kaskadreglering. (1 p)
- Bestäm överföringsfunktionen från laststörningen v till utsignalen y . (2 p)
- Bestäm hur mycket effektivare som en lågfrekvent laststörning kompenseras jämfört med fallet utan kaskadreglering. (2 p)

En process som beskrivs av den tidskontinuerliga överföringsfunktionen

$$\frac{Y(s)}{U(s)} = G(s) = \frac{5}{(s+1)(s+2)}$$

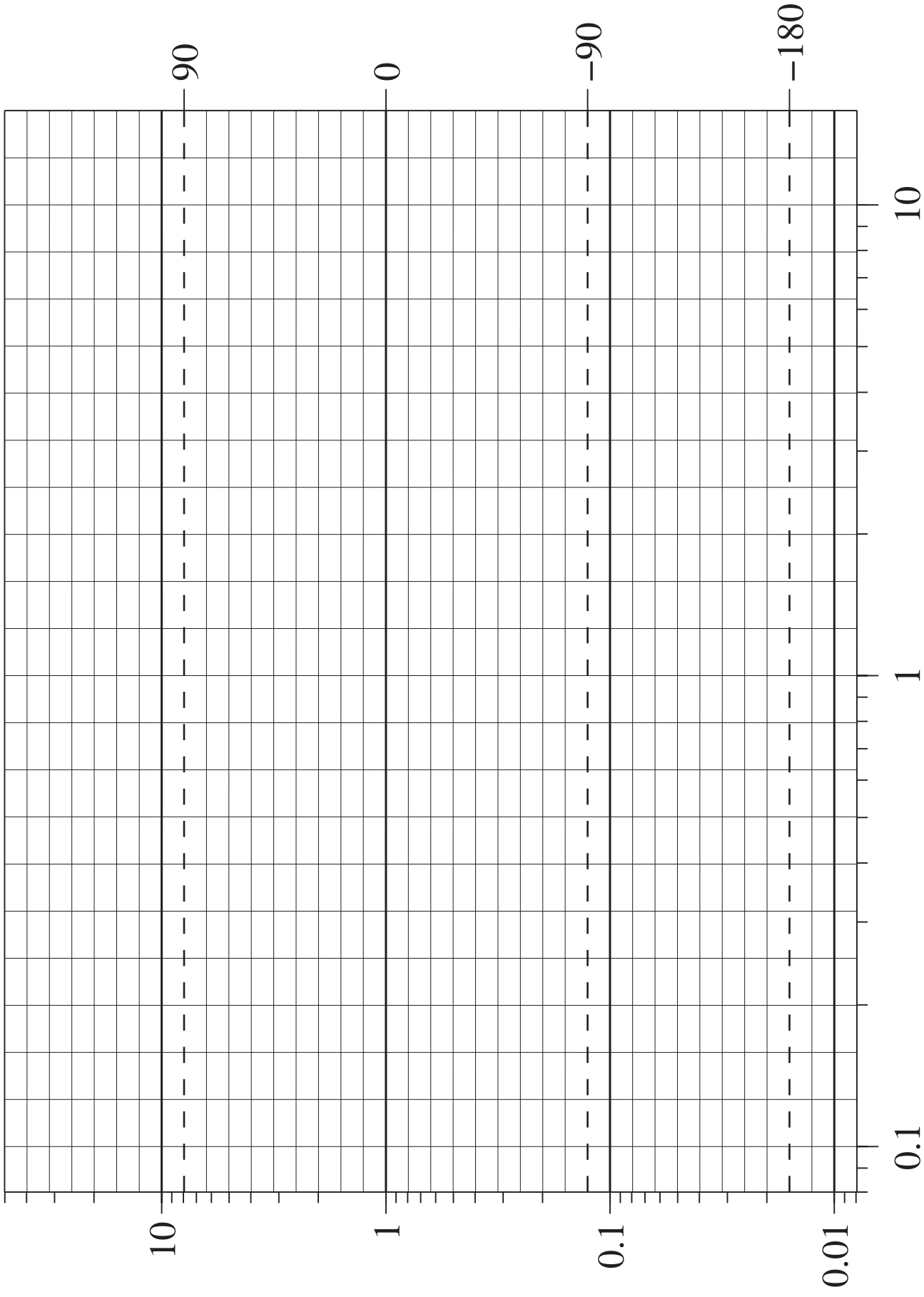
ska regleras med en dator. För att åstadkomma detta diskretiseras denna processmodell. Antag att datorn lägger ut en styckvis konstant styrsignal $u(t)$.

- a) Bestäm motsvarande tidsdiskreta överföringsfunktion $G_d(z)$, och ange speciellt resultatet för samplingsintervallet $h = \ln 2$. Kommentera även de tidsdiskreta polernas placering som funktion av samplingsintervallet h speciellt för korta och långa intervall.

(3 p)

- b) Bestäm den tidsdiskreta överföringsfunktionens lågfrekvensförstärkning för $\omega = 0$ och motsvarande högfrekvensförstärkning för $\omega = \omega_s/2 = \pi/h$ (Nyquist frekvensen) för ett godtyckligt samplingsintervall h . Jämför med motsvarande låg- respektive högfrekvensförstärkning för den kontinuerliga modellen $G(s)$. Kommentera jämförelsen speciellt för kortare samplingsintervall h .

(2 p)



Lösning till tentamen i Reglerteknik
040528

1. a) $\Delta Y_m(s) = \frac{1}{1+Ts} \left(\frac{\Delta y}{s} \right)$ steg $\Delta y = 40^\circ - 20^\circ = 20^\circ$

$$\Delta y_m(t) = y_m(t) - 20^\circ = (1 - e^{-t/T}) \Delta y$$

$$y_m(t) = 20^\circ + (1 - e^{-t/T}) 20^\circ$$

$$y_m(40) = 40^\circ - 20^\circ e^{-40/T} = 35.6^\circ$$

$$e^{-40/T} = \frac{4.4}{20} = 0.22, \quad T = \frac{-40}{\ln 0.22} = \underline{\underline{26.42 \text{ sek}}}$$

b) Arviktpris d/s $y(t) = \frac{2^\circ}{60} / \text{sek} \cdot t$

$$Y(s) = \frac{1}{30s^2}$$

$$E(s) = Y(s) - Y_m(s) = Y(s) - \frac{1}{1+Ts} Y(s) =$$
$$= \frac{Ts}{1+Ts} \frac{1}{30s^2} = \frac{T/30}{(1+Ts)s}$$

$$e(\infty) = \lim_{s \rightarrow 0} s E(s) = \lim_{s \rightarrow 0} \frac{T/30}{1+Ts} = \frac{26.42}{30} = \underline{\underline{0.881}}$$

c)

$$|Y_m(j\omega)| = \left| \frac{1}{1+Tj\omega} \right| |Y(j\omega)| = \frac{10}{\sqrt{1+(26.42\omega)^2}}$$

$$|Y_m(j2\pi)| = \frac{10}{\sqrt{1+(26.42 \cdot 2\pi)^2}} = 0.0602$$

$$|Y_m(j0.001 \cdot 2\pi)| = \frac{10}{\sqrt{1+(26.42 \cdot 0.001 \cdot 2\pi)^2}} = 9.86$$

Instrumentet är för långsamt (föt start T) för att kunna mäta den snabbare temperaturvariationen (1 Hz)

$$2. \quad L(s) = \frac{K_p e^{-0.5s}}{s(1+2s)^3}$$

$$\angle L(j\omega_c) = -0.5 \frac{180^\circ}{\pi} \omega_c - 90^\circ - 3 \arctan 2\omega_c$$

$$= -180^\circ + \phi_m$$

$$\frac{90^\circ}{\pi} \omega_c + 3 \arctan 2\omega_c = 90^\circ - \phi_m$$

$$\phi_m = 45^\circ \Rightarrow \omega_c = 0.123 \text{ rad/s} \quad t_r \approx \frac{1}{\omega_c} = 8 \text{ sek}$$

$$K_p = \frac{1}{|G(j\omega_c)|} = \omega_c \sqrt{1+(2\omega_c)^2}^3 \approx 0.134$$

$$\phi_m = 60^\circ \Rightarrow \omega_c = 0.0895 \text{ rad/s} \quad t_r \approx 12 \text{ sek}$$

$$K_p = \frac{1}{|G(j\omega_c)|} \approx 0.0845$$

Ökad stabilitetsmarginal \Rightarrow längre stigtid t_r
 $\phi_m \uparrow \Rightarrow t_r \uparrow$

$$3. \quad a) \quad \tau=1, \beta=1 \Rightarrow L(s) = G(s) F_{PID}(s) = \frac{K_i (1-0.5s)}{s(1+s/\beta)}$$

b) $M_s = 1.7$

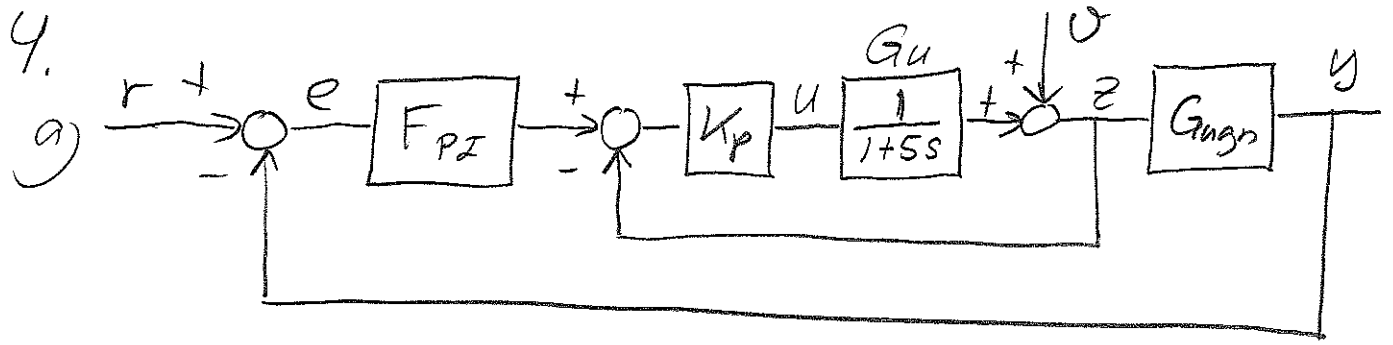
β	K_i	$K_{\infty} = K_i \beta$
1	0.5223	0.5223
10	0.7742	7.742
∞	0.8235	∞

Minskat $J_0 = 1/K_i$ (för bättre laststörningskompensering erhålls då $J_0 = K_{\infty}$ ökar och därmed känsligheten för mätstörningar i styrsignalen.)

c)

M_s	K_i
1.4	0.5714
1.7	0.8235
2.0	1.000

Ökad stabilitetsmarginal (minskat M_s) \Rightarrow ökat $J_0 = 1/K_i$ och därmed försämrade laststörningskompensering



b)

$$Z = G_u K_p (F_{PI} (R - Y) - Z) + V$$

$$(1 + G_u K_p) Z = G_u K_p F_{PI} (R - Y) + V$$

$$Y = G_{uhn} Z$$

$$(1 + G_u K_p) Y = G_{uhn} G_u K_p F_{PI} (R - Y) + G_{uhn} V$$

$$(1 + G_u K_p (1 + G_{uhn} F_{PI})) Y = G_{uhn} G_u K_p F_{PI} R + G_{uhn} V$$

$$R=0 \Rightarrow Y = \frac{G_{uhn}}{1 + G_u K_p (1 + G_{uhn} F_{PI})} V$$

c) $\sin \hat{a} \quad s \Rightarrow G_{uhn}(s) = \frac{K e^{-sT_d}}{1 + sT_2} \approx K$

$$G_u(s) \approx 1, \quad F_{PI}(s) \approx \frac{0.15}{s}$$

$$\frac{Y(s)}{V(s)} \approx \frac{K}{1 + K_p (1 + K \cdot 0.15/s)} = \frac{Ks}{s + K_p (s + 0.15K)} \approx \frac{s}{0.15K_p}$$

$$\left| \frac{Y(j\omega)}{V(j\omega)} \right| \approx \frac{\omega}{0.15K_p} = \frac{\omega}{1.5}$$

Motsvarande analys utan
kaskadreglering

$$Y = \frac{G_{ngn}}{1 + G_{ngn} G_n F_{PI}} V$$

$$\text{Små } s \Rightarrow \frac{Y(s)}{V(s)} \approx \frac{K}{1 + K \cdot 0.15/s} \approx \frac{s}{0.15}$$

$$\frac{|Y(j\omega)|}{|V(j\omega)|} \approx \frac{\omega}{0.15}$$

Reduktionen vid kaskadreglering
är K_p gånger större jämfört
med fallet utan kaskadreglering,
i detta fall 10 gånger
($K_p = 10$)

$$5) a) \quad G(s) = \frac{5}{(s+1)(s+2)} = 2,5 \left(\frac{2}{s+1} - \frac{2}{s+2} \right)$$

$$G_d(z) = 2,5 \left(\frac{2(1-e^{-h})}{z-e^{-h}} - \frac{(1-e^{-h})(1+e^{-h})}{z-e^{-2h}} \right)$$

$$= 2,5(1-e^{-h}) \frac{2z - 2e^{-2h} - z(1+e^{-h}) + e^{-h} + e^{-2h}}{(z-e^{-h})(z-e^{-2h})}$$

$$= 2,5(1-e^{-h}) \frac{(1-e^{-h})z + e^{-h}(1-e^{-h})}{(z-e^{-h})(z-e^{-2h})} =$$

$$= \frac{2,5(1-e^{-h})^2 (z + e^{-h})}{(z-e^{-h})(z-e^{-2h})}$$

$$h = \ln 2 \Rightarrow G_d(z) = \frac{0,625(z + 0,5)}{(z-0,5)(z-0,25)}$$

polarna $\rightarrow z=1$ da $h \rightarrow 0$

- " - $\rightarrow z=0$ da $h \rightarrow \infty$

$$b) \quad \omega=0 \quad G_d(e^{j\omega h}) = G_d(1) = \frac{2,5(1-e^{-h})^2(1+e^{-h})}{(1-e^{-h})(1-e^{-h})(1+e^{-h})} = 2,5$$

$$G(j\omega) = G(0) = 2,5 = G_d(1)$$

$$\omega = \pi/h \quad G_d(e^{j\omega h}) = G_d(-1) = \frac{2,5(1-e^{-h})^2(-1+e^{-h})}{(-1-e^{-h})(-1-e^{-2h})}$$

$$= - \frac{2,5(1-e^{-h})^3}{(1+e^{-h})(1+e^{-2h})} \rightarrow 0 \quad \text{da } h \rightarrow 0$$

$$G(j\omega) = G(\infty) = 0 \quad \text{da } h \rightarrow 0$$

$$\therefore |G_d(e^{j\omega h})|_{\omega=\frac{\pi}{h}} \rightarrow G(\infty) = 0 \quad \text{da } h \rightarrow 0$$