

TECHNICKÉ PROSTŘEDKY ŘÍZENÍ

Oddělení řízení procesů Lukáš Hubka, Petr Školník, Jaroslav Hlava





5. CVIČENÍ

Dopředná kompenzace



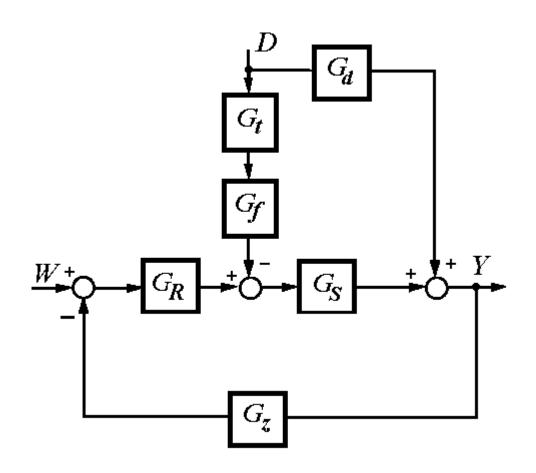


□ Návrh (výpočet) kompenzačního regulátoru (filtru) je založen na myšlence nulového přenosu účinků poruchy *d* na výstup *y*.

$$Y = \frac{G_R G_S}{1 + G_R G_S G_Z} W + \frac{G_d - G_t G_f G_S}{1 + G_R G_S G_Z} D$$

- □ Nulový účinek poruchy, tedy $G_d G_t G_f G_S = 0$, z toho kompenzační filtr $G_f = \frac{G_d}{G_t G_S}$.
- Regulátor je nerealizovatelný, pokud dopravní zpoždění v G_S je větší než v G_d .
- ☐ Jeho realizovatelnost může být omezená, pokud je dynamika odezvy G_S výrazně pomalejší než je dynamika odezvy G_d (přenos G_f má výrazně derivační charakter).

Dopředná kompenzace poruchy



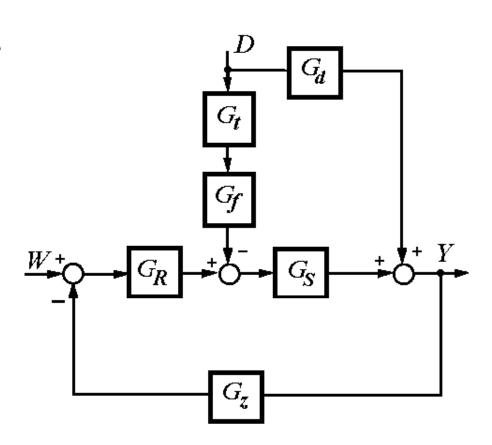
Problém #1 – "školní" příklad

- Uvažujme strukturu řízeného procesu dle obrázku.
- □ Navrhněte řízení výstupní veličiny, které bude optimální při sledování změn žádané hodnoty a zároveň se pomocí dopředné vazby vypořádá s měřenou poruchou.
- □ Přenosy jsou:

$$G_S = \frac{0.6}{15s+1}e^{-2s}, G_d = -\frac{0.2}{10s+1}e^{-2s}$$

 $G_t = G_z = 1$

- Nalezněte vhodný regulátor G_R a kompenzační filtr G_f a nasimulujte odezvy na skokové změny w a d.
 - 1. Nalezněte regulátor G_R pomocí SIMC, CH-H-R a vyberte ten lepší, případně ručně dolaďte. Simulujte sledování skokové změny žádané hodnoty v čase $t=0\ s$ a poruchy v čase $t=100\ s$.
 - 2. Proveďte úplnou kompenzaci (G_f je filtr).
 - 3. Proved'te statickou kompenzaci (G_f je konstanta).
 - 4. Jak se změní výstup při (úplné) kompenzaci měřené poruchy, pokud $G_t = \frac{1}{0.8s+1}$?







- □ Uvažujme problém #2 ohřevu tvářecí formy z cvičení 3.
- ☐ Teplota granulátu na vstupu je cca 25 °C. Výrobní cyklus má
 - část ohřevu teplota komory 230 °C, plast je tlačen do formy,
 - část relaxace teplota komory 190 °C, plast je pouze ohříván do tekutého stavu, šetření energií.
- Ohřev je realizován odporovým drátem uvnitř šnekového podavače. Přenos energie lze popsat přenosem

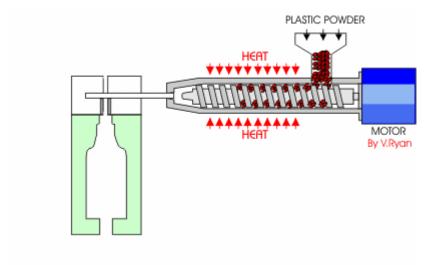
$$G = \frac{80}{(1.4s+1)^4}.$$

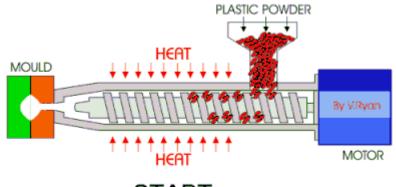
 Granulát vstupující do procesu může mít různou teplotu, která ovlivňuje proces přenosem na výstup

$$G_d = \frac{s + 0.5}{(1.4s + 1)^4}$$

- Nechť je teplota granulátu měřená čidlem.
- 1. Vylepšete řízení teploty plastu vstřikovaného do formy dosažení teploty 230 °C po relaxaci (např. metodou SIMC) přidáním vhodného kompenzačního členu pro minimalizaci vlivu poruchy!
- 2. Testujte chování regulátoru pro proměnnou teplotu granulátu (10 °C granulát skladován vně haly, případně např. změna v podobě sin funkce).
- 3. Porovnejte výsledek regulace <u>s</u> a <u>bez</u> dopředného kompenzačního členu.

Problém #2 – Ohřev tvářecí formy





START



- Sušení materiálu (dřevo, potraviny, barva, ...) je standardním technologickým úkolem se striktními požadavky. Sušení probíhá v sušících píckách, které mají obvykle externí technologii předzpracování vysušení vstupujícího vzduchu. Pro ohřev vzduchu je využíváno teplené čerpadlo nebo elektrická spirála.
- Předpokládejme, že chceme dlouhodobě udržet konstantní (žádanou) teplotu uvnitř pícky po vložení materiálu i během sušícího procesu.
- Navíc chceme urychlit výrobní cyklus a po otevření vrat (vždy 3 minuty) umožnit dosáhnout požadovaného teplotního intervalu (odchylka pod 1 %) v co nejkratším čase.
- Přenos mezi el . příkonem topného tělesa a teplotou komory je

$$G = \frac{100}{(35,7s+1)^2}.$$

Otevření vrat je rozpoznatelné pomocí logického signálu (log0, log1). Vliv otevření vrat můžeme popsat přenosem

$$G_d = -\frac{0.5s + 86}{(24.9s + 1)^2}.$$

- f Předpokládejme, že <u>přenos</u> G_d <u>při návrhu přesně neznáme</u>.
- 1. Navrhněte regulátor pro udržení žádané teploty 200 °C (ustálení po skoku reference do 200 s, překmit pod 1 %)!
- 2. Navrhněte dopřednou kompenzaci poruchy a otestujte!
- 3. Porovnejte výsledek regulace <u>s</u> a <u>bez</u> dopředného kompenzačního členu.

Problém #3 – Vyhřívání sušící pícky





Problém #4 – Regulace koncentrace krmné směsi

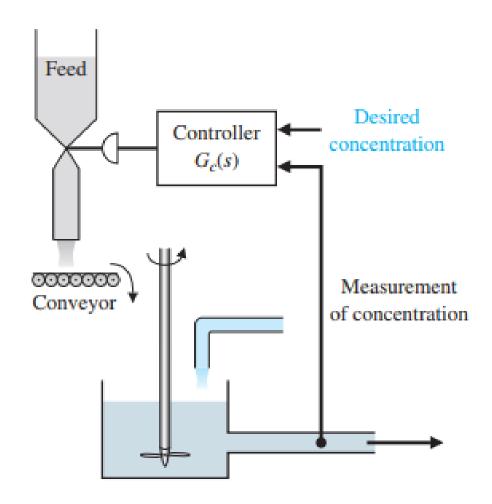
- Systém přijímá granulované krmivo s různým složením a je ředěno tekutinou. Úpravou polohy ventilu přísunu granulí chceme udržovat konstantní složení výstupní směsi. Přeprava krmiva po dopravníku potřebuje čas 1,5 s.
- Reakci změny rychlosti průtoku granulí na polohu ventilu lze popsat přenosovou funkcí G_v . Samotná dynamika procesu "výroby" (směšování) krmiva v nádrži je pospaná přenosovou funkcí G_n . Senzor na měření koncentrace má vlastní dynamiku G_s .

$$G_v = \frac{1}{6s+1}$$
, $G_n = \frac{5}{(5s+1)^3}$, $G_s = \frac{1}{0.3s+1}$

1. Sestavte blokové schéma problému. Systém může být ovlivněn poruchou na vstupu d_1 - změna kvality krmiva a poruchou v podobě změny "kvality či kvantity" dodávané tekutiny do nádrže d_2 . Vliv této poruchy na kvalitu je popsán přenosem

$$G_d = \frac{1}{(5s+1)^2(15s+1)}$$

2. Navrhněte řízení koncentrace výstupní krmné směsi! Zaměřte se zejména na minimalizaci vlivu poruch.



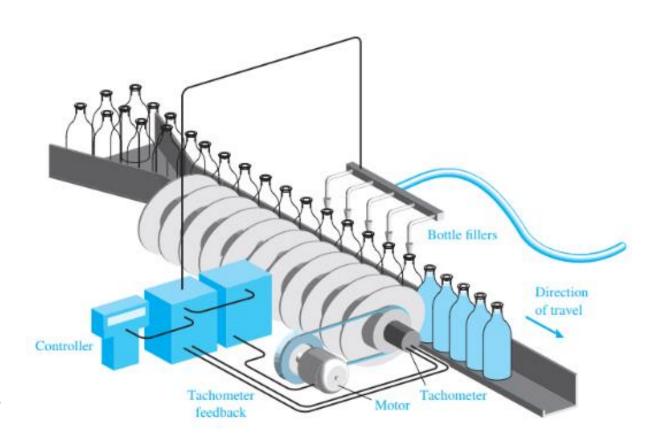
Problém #5 – Rychlost pásu plniče lahví

- Plnicí linka na lahve používá šnekový mechanismus podavače, jak je znázorněno na obrázku. K udržení přesné požadované rychlosti pásu se používá zpětná vazba od otáčkoměru.
- Dynamika motoru je popsaná přenosovou funkcí G_m , G_s pak odpovídá dynamice šneku. Otáčkoměr konstrukčně odpovídá motoru a jeho dynamika je popsaná funkcí G_o . Plnění lahví má vliv na rychlost pohybu pásu, což popisuje funkce G_d .

$$G_m = \frac{1}{(0,2s+1)(2s+1)},$$

$$G_s = \frac{1}{20s+1}, G_o = \frac{1}{1,8s+1}, G_d = \frac{-0,05}{20s+1}$$

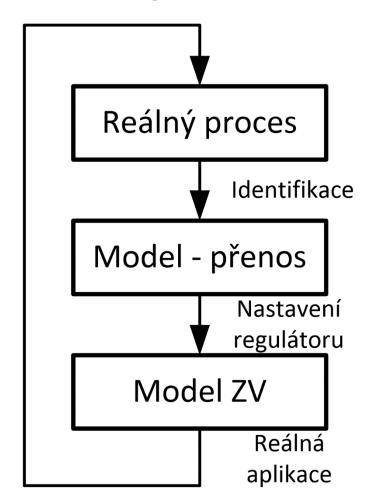
- 1. Sestavte blokové schéma problému.
- 2. Nalezněte vhodný regulátor pro udržení konstantní rychlosti pohybu pásu, když buzení funkce G_d odpovídá pilovému signálu s periodou T=2 s!





Princip nastavení regulátoru v praxi

- 1. Pracujeme s reálným procesem
- Aproximujeme chování reálného systému pomocí vhodného přenosu – model reálného systému
- 3. Zvolíme (dostaneme) požadavky na regulaci
- 4. Nalezneme parametry regulátoru (pomocí modelu)
- 5. Pokud máme možnost, simulačně otestujeme nastavení regulátoru na modelu
- 6. Aplikujeme parametry regulátoru na reálném procesu



Metoda Ziegler-Nichols

1. **varianta:** metoda ustálených kmitů – při vypnuté I a D složce je postupně zvětšováno proporcionální zesílení až do okamžiku, kdy se celý obvod dostane na mez stability a objeví se netlumené kmity s konstantní amplitudou. Frekvence těchto kmitů je rovna kritické frekvenci $f_k = 1/T_k$ a zesílení P regulátoru (tzv. kritické zesílení) r_k je převrácenou hodnotou zesílení regulované soustavy na této frekvenci. u(x)

2. **varianta:** vyhodnocení přechodové charakteristiky. Na základě doby průtahu T_u , doby náběhu T_n a statického zesílení K pak lze nastavit regulátor podle pravidel v tabulce.

 $\mathcal{Y}(t)$

 $u(s) = K_p \left(1 + rac{1}{T_i s} + T_d s
ight) e(s)$

Regulátor	r_0	T_i	T_d
Р	$0.5r_k$		
PI	$0,45r_{k}$	$0.85T_{k}$	
PID	$0,6r_{k}$	$0.5T_{k}$	$0,125T_k$

Regulátor	r_0	T_i	T_d
Р	$T_n/(KL)$		
PI	$0.9T_n/(KL)$	1,2 <i>L</i>	
PID	$1,2T_n/(KL)$	2L	0,5 <i>L</i>



Metoda Chiens, Hrones, Reswick

$G(s) = K \frac{e^{-Ls}}{Ts + 1}$ Regulátor	Aperiodický regulační pochod		Překmit max. 20%	
	Sledování skokových změn žádané hodnoty	Potlačení poruchových veličin	Sledování skokových změn žádané hodnoty	Potlačení poruchových veličin
P	$r_0 = 0.3 \frac{T}{K \cdot L}$	$r_0 = 0.3 \frac{T}{K \cdot L}$	$r_0 = 0.7 \frac{T}{K \cdot L}$	$r_0 = 0.7 \frac{T}{K \cdot L}$
PI	$r_0 = 0.35 \frac{T}{K \cdot L}$ $T_i = 1.2T$	$r_0 = 0.6 \frac{T}{K \cdot L}$ $T_i = 4L$	$r_0 = 0.6 \frac{T}{K \cdot L}$ $T_i = T$	$r_0 = 0.7 \frac{T}{K \cdot L}$ $T_i = 2.3L$
PID	$r_0 = 0.6 \frac{T}{K \cdot L}$ $T_i = T$ $T_d = 0.5L$	$r_0 = 0.95 \frac{T}{K \cdot L}$ $T_i = 2.4L$ $T_d = 0.42L$	$r_0 = 0.95 \frac{T}{K \cdot L}$ $T_i = 1.35T$ $T_d = 0.47L$	$r_0 = 1.2 \frac{T}{K \cdot L}$ $T_i = 2L$ $T_d = 0.42L$