

27/04/2020

REGOLATORI PID (Proportionale, Integrale, Derivativo)

↳ legge di controllo PID è molto usata e

4<sup>ta</sup> standardizzata

legge di controllo ideale:

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

AZIONI

P

I

D

- Azione P

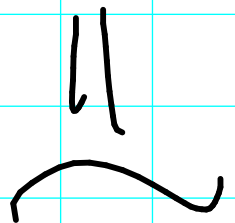
$$U_p = K_p e$$

"più errore, più azione di controllo,"

PERO'

Se  $U$  fosse soltanto  $U_p$

per avere  $U \neq 0$

devo accettare  $e \neq 0$  

(in generale)

IDEA ("automatic reset"):

$$v(t) = v_p(t) + \bar{v}$$

con  $\bar{v}$  scelto in modo da avere  $e = 0$

MA evidentemente  $\bar{v}$  dipende dal  
valore del set point

Allora come calcolo  $\bar{G}$ ? (supponiamo  $\mu_p > 0$ )

Se  $e = 0$  l'ho trovato

Se  $e < 0$  deve crescere

Se  $e > 0$  deve decrescere

Ma allora  $\bar{G}$  è prop.  $\approx \int e dt$

"Automatic reset"  $\Rightarrow$  Azione 1

• Azienda 1

$$Q_1(t) = K_1 \int_0^t e(\tau) d\tau$$

totale  
costante

NB

SE

il sistema in AC  $v_z = 0$  regime

ALLORA

in tale regime, in presenza di  
zbre! l'errore è nullo

Forme alternative della legge di controllo PID:

$$u = K_p e + K_i \int e dt + K_D \frac{de}{dt}$$

$\Downarrow$

$$U(s) = \left( K_p + \frac{K_i}{s} + K_D s \right) E(s)$$

$$= K \left( 1 + \frac{1}{s T_i} + s T_D \right) E(s)$$

"GUADAGNO"

$\uparrow$

$\uparrow$   
TEMPO  
INTEGRALE

$\uparrow$

TEMPO  
DERIVATIVO

$$\begin{aligned} K &= K_p \\ K_i &= K_p / T_i \\ K_D &= K_p T_D \end{aligned}$$

$$U(s) = K \frac{1 + sT_i + s^2 T_i T_d}{sT_i}$$

IDEALE  
(2 zero e 1 polo)

Four 1 SA reale e 1 grado di libertà

$$U(s) = K \left( 1 + \frac{1}{sT_i} + \frac{sT_d}{1 + sT_d/N} \right) E(s)$$

Parametri  
 $K, T_i, T_d, N$

PI  $K \frac{1 + sT_i}{sT_i}$

D reale

1Z 1P ✓

Ruolo dell'azione P : garantire una risposta immediata  
(pronta) e variazioni dell'azione

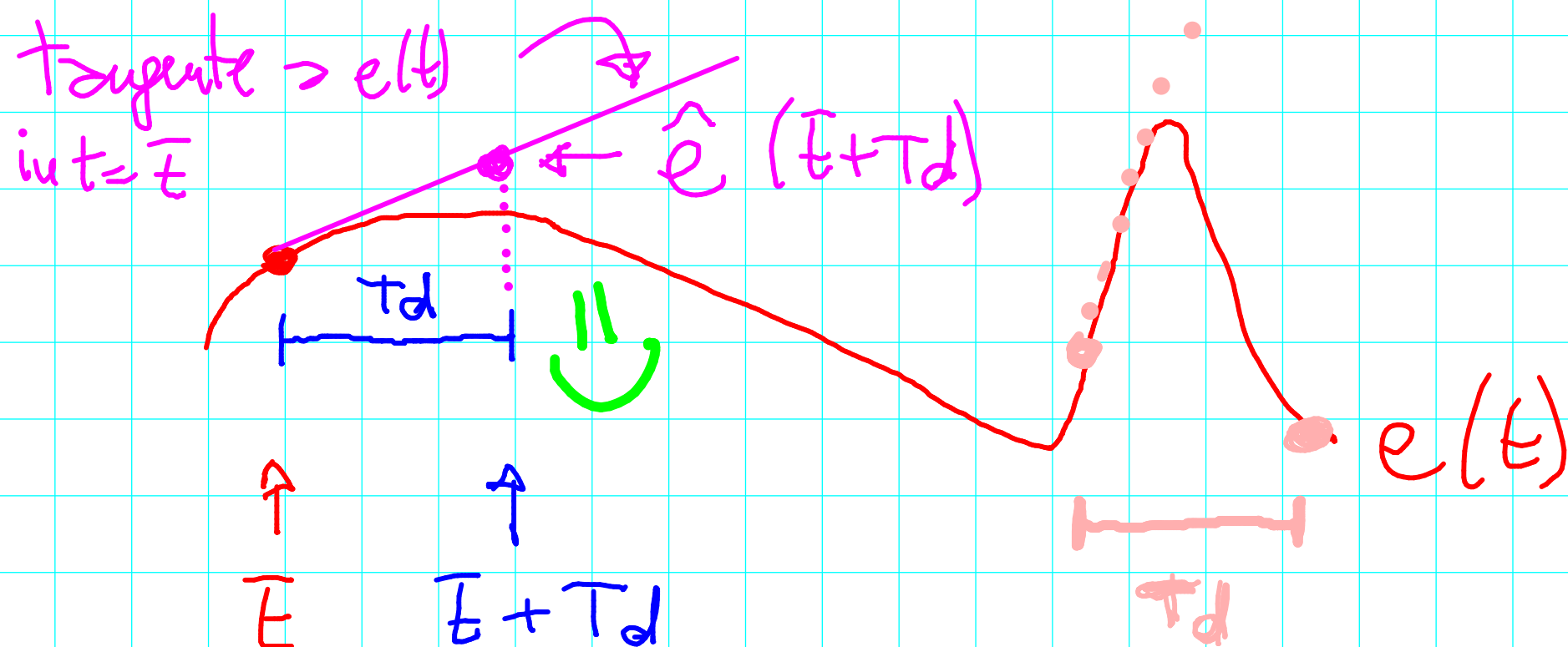
4 4 4 1 : garantire errore nullo e regime  
(~~supponendo~~ da regime n° 12,  
(ciò AL AS)

4 4 4 D : anticipare l'azione

↑  
realismo



• Azione D:



$$\hat{e}(t + T_d) = e(\bar{t}) + \left. \frac{de}{dt} \right|_{t=\bar{t}} \cdot T_d$$

iniziazione PREVISTA di  $e(t)$  su orizzonte  $T_d$

\*  $T_d$  non deve essere "troppo grande" rispetto alla scala temporale della dinamica di  $e(t)$  se no la previsione è "molto" errata

$\Rightarrow T_d$  è proporzionale alla var. prevista dell'errore:  $T_d$  è l'orizzonte di questa previsione e  $K$  il fattore di proporzionalità

Formula ISA reale a 2 gdl  $(U/W \neq -U/Y)$

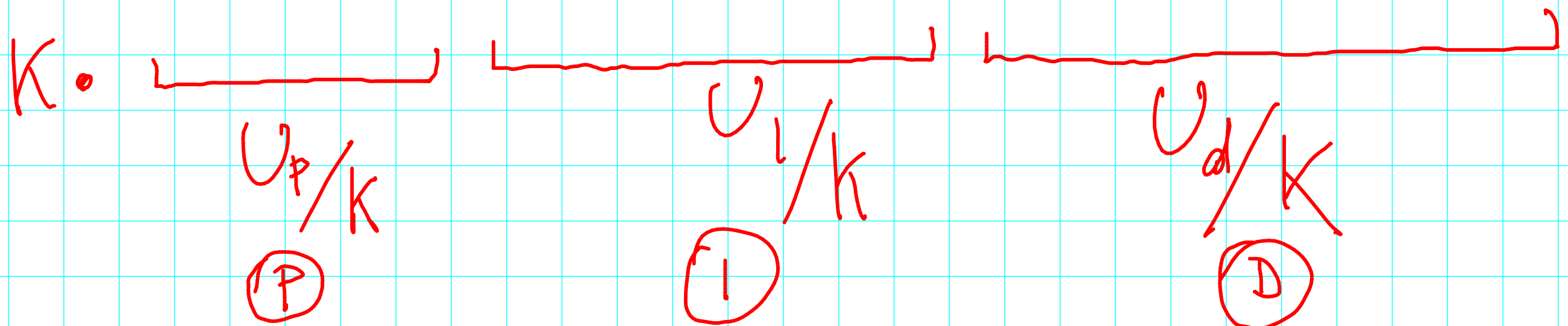
$$U(s) = K \left( b W(s) - Y(s) + \frac{1}{sT_i} (W(s) - Y(s)) + \frac{sT_d}{1+sT_d/N} (c W(s) - Y(s)) \right)$$

peso del  
set point  
nell'azione P

NESSUN peso sul  
set point nell'azione I  
perché  $\Rightarrow$  regime regime  $\Rightarrow 0$

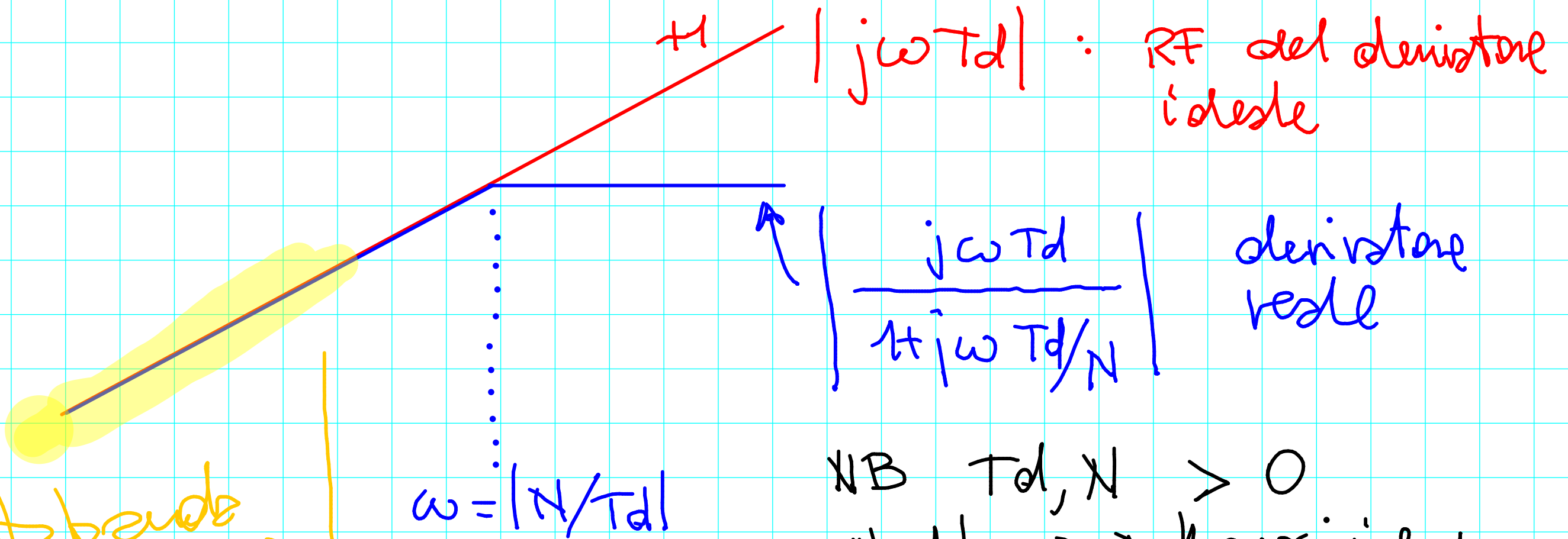
peso del set  
point nell'azione D

$$(e = r - y)$$



Parametri:  $K, T_i, T_d, N, b, c$   
 $\underbrace{PID}_{IDEALE}$

$N$ :

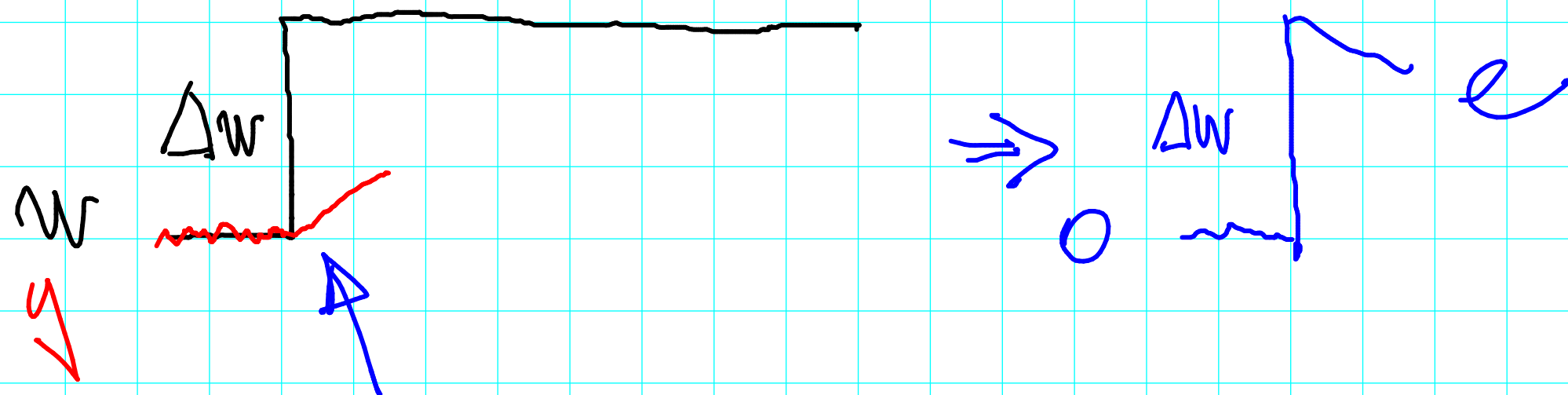


in quest'angolo  
 $D_{reale} \approx D_{ideale}$

NB  $T_d, N > 0$   
 $N$  alto  $\Rightarrow D$  più ideale  
 HA modulo elevato in  
 alte frequenze  
 $\Rightarrow$  controllo sensibile a rumore

b :

$$U_p = K(bw - y)$$



nei primi istanti

$$U_p \approx Kb \Delta w$$

pub' risolvere le sollecitazioni "brusche",  
zpli attuatori e fronte di variazioni "brusche"  
di  $w$

$C$ : Se varia  $W$  a scalino  
inizialmente anche  $L$  varia a scalino  
 $\Rightarrow \frac{dL}{dt}$   $\sim$  impulso  $\rightarrow$   
 $C$  riduce l'effetto di simili  $\downarrow$  passi impulsivi sugli attuatori

Caso notevole: PID a derivazione d'uscita

$$C = 0$$

OSS quando  $W = \text{cost.}$   $\dot{e} = -\dot{y} \Rightarrow C = 0$  non causa  
approssimazioni

$PID$  = regolatore con 2 zeri e 2 poli  
(reale) di cui uno nell'origine

$PI$  = regolatore con 1 zero e 1 polo  
nell'origine

Regioni della vasta applicabilità del PID

es. tipico: sistemi in cui per lunghi periodi  $w = \text{cost.}$   
seguito da disturbi in gradate o scalinate  
o lentamente variabili e il processo è AS

MOLTO Frequente nel controllo  
di processo

$\Rightarrow$  Voglio un regolatore che abbia

① un integratore per  $e_{ss} = 0$  con  
W e/o ds  $\Rightarrow$  soluzione

③ un polo in  $\omega_{crit}$  Freq.  
per realizzabilità e per  
limitare la sensibilità del controllo

$|R(j\omega)|$

$-90^\circ$

$0^\circ$

PID!

② una o due zeri per alzare  
la Freq di  $L(j\omega)$  nella banda  
operativa in modo da avere il cfm voluto

(PI)



# METODI DI TARIATURA per PI/PID (cuno)

ES

$$P(s) = \frac{\Gamma}{(1+sT_1)(1+sT_2)}$$

Risp. a scalino



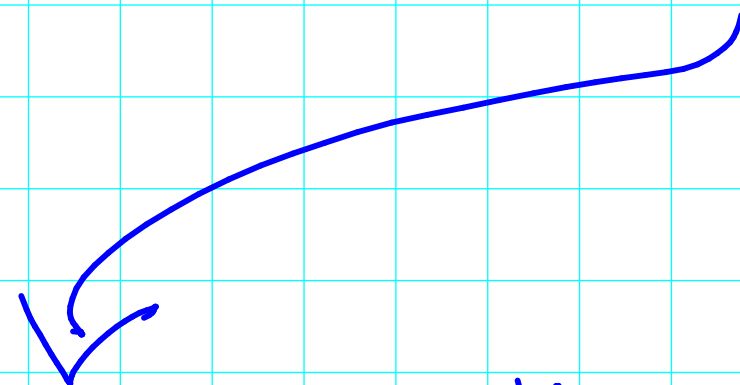
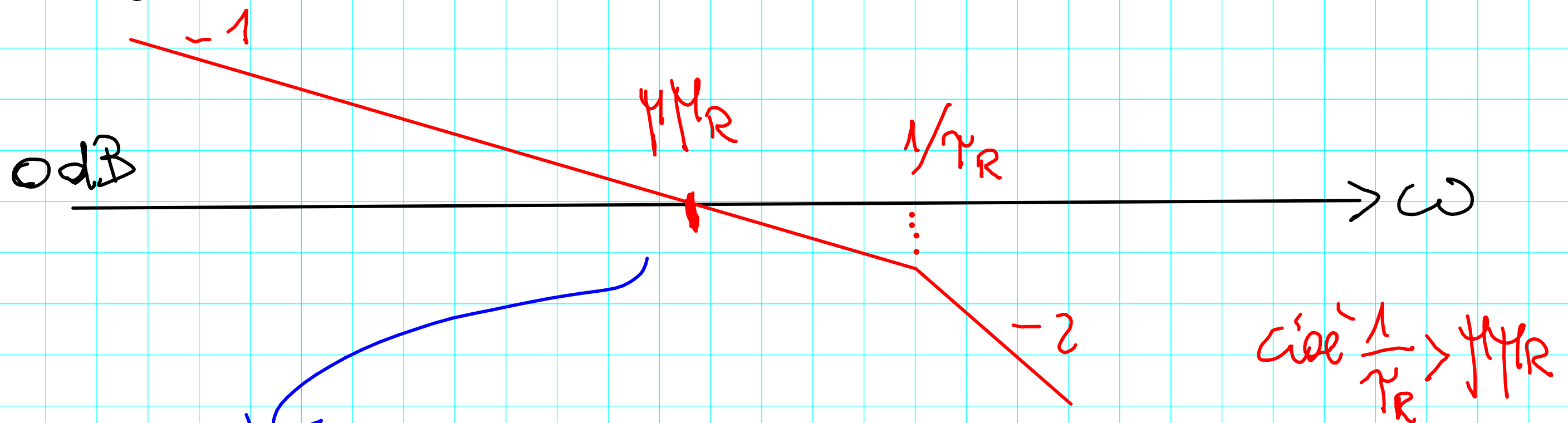
$$T_1, T_2 > 0$$

PID reale: pongo  $R(s) = \Gamma_R \frac{(1+sT_{R1})(1+sT_{R2})}{s(1+sT_R)}$

① Pongo  $T_{R1} = T_1$  e  $T_{R2} = T_2$  (temp per cancellazione)

$$\Rightarrow L(s) = \frac{\Gamma \Gamma_R}{s(1+sT_R)}$$

② Scegli  $\tau_R$  in modo che



$$\omega_c = 1/\tau_R$$

$$\varphi_m = 90^\circ - \arctan(\omega_c \tau_R)$$

$$= 90^\circ - \arctan(1/\tau_R \tau_R)$$

## ● Regole di Ziegler-Nichols

Modello di  $P$  :  $M, T_1, T_2$

Fuori del PID : quella scritta sopra

Specifiche :  $\overline{\omega}_c, \overline{\varphi_m}$

Forme di Ziegler-Nichols:

$$T_{R1} = T_1$$

$$T_{R2} = T_2$$

$$M_R = \overline{\omega}_c / M$$

$$\lambda_R = \frac{1}{\overline{\omega}_c} \tan(90^\circ - \overline{\varphi_m})$$

$R$

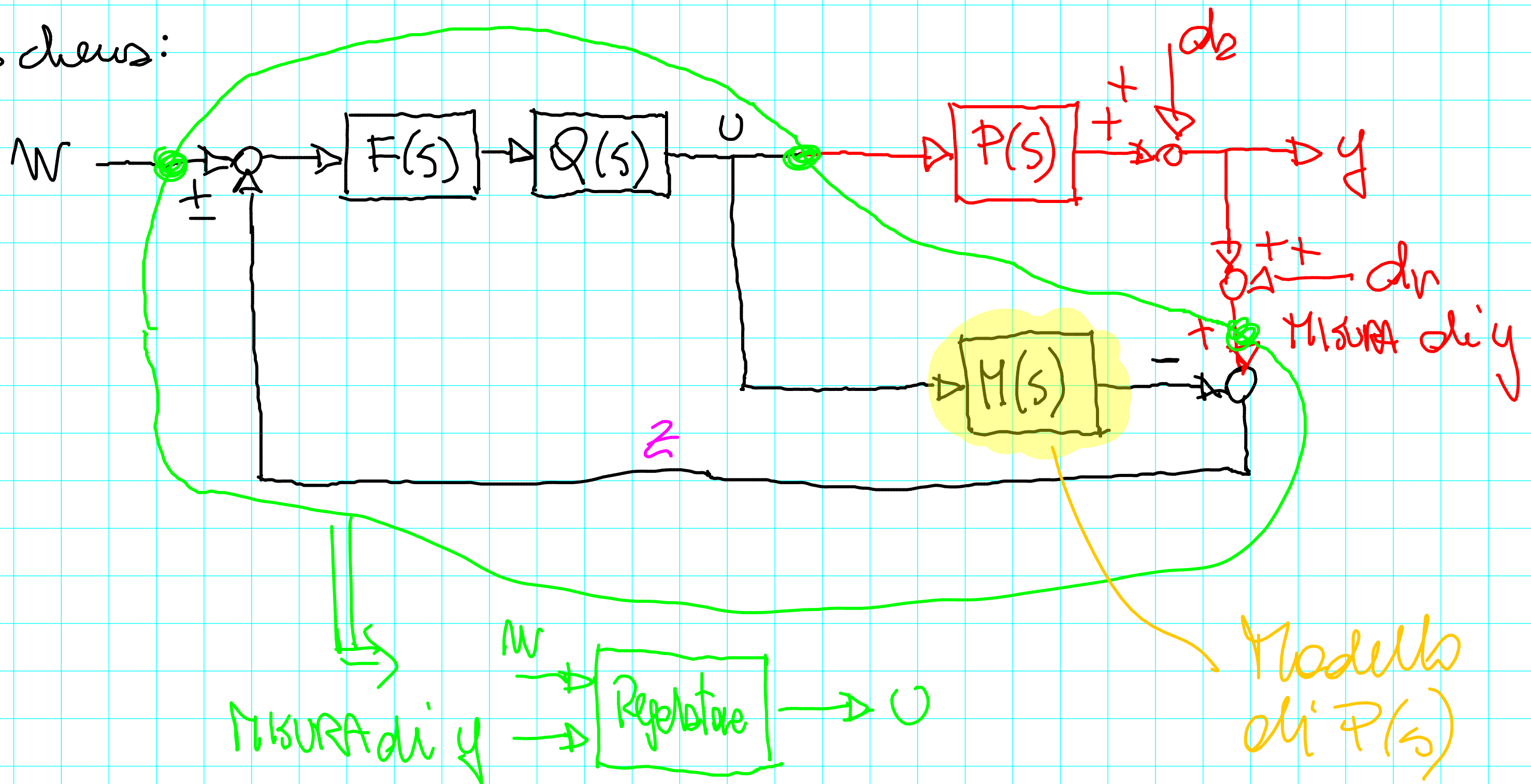
① Regole di Ziegler & Nichols  $\Rightarrow$  intro

②  $\underbrace{IMC - PID}_{\uparrow}$   $\Rightarrow$  la realizzazione

Internal Model Control

# • Premessa: principio del modello interno

Schemi:



•  $\Pi(s)$  modello del processo

① In CONDIZIONI NOMINALI, cioè

$$M(s) = P(s)$$

$$d_s = d_r = 0$$

modello esatto, no incertezze

Nessun disturbo

Il sistema è aperto ( $z \equiv 0$ )

② Sempre in cond. nominali, di conseguenza,

$$Y(s) = F(s)Q(s)P(s)W(s) = F(s)Q(s)\underset{M=P}{\Pi(s)}W(s)$$

③ E, sempre in caso. nominale, si può anche porre

$$Q(s) = \frac{1}{P(s)}$$

Ma

$$Y(s) = F(s) W(s)$$

↑

scego ad arbitrio la  
F.d.T. di  $W \geq Y$

NB però  $FQ$  deve essere realizzabile  
e non si devono fare conc. critiche

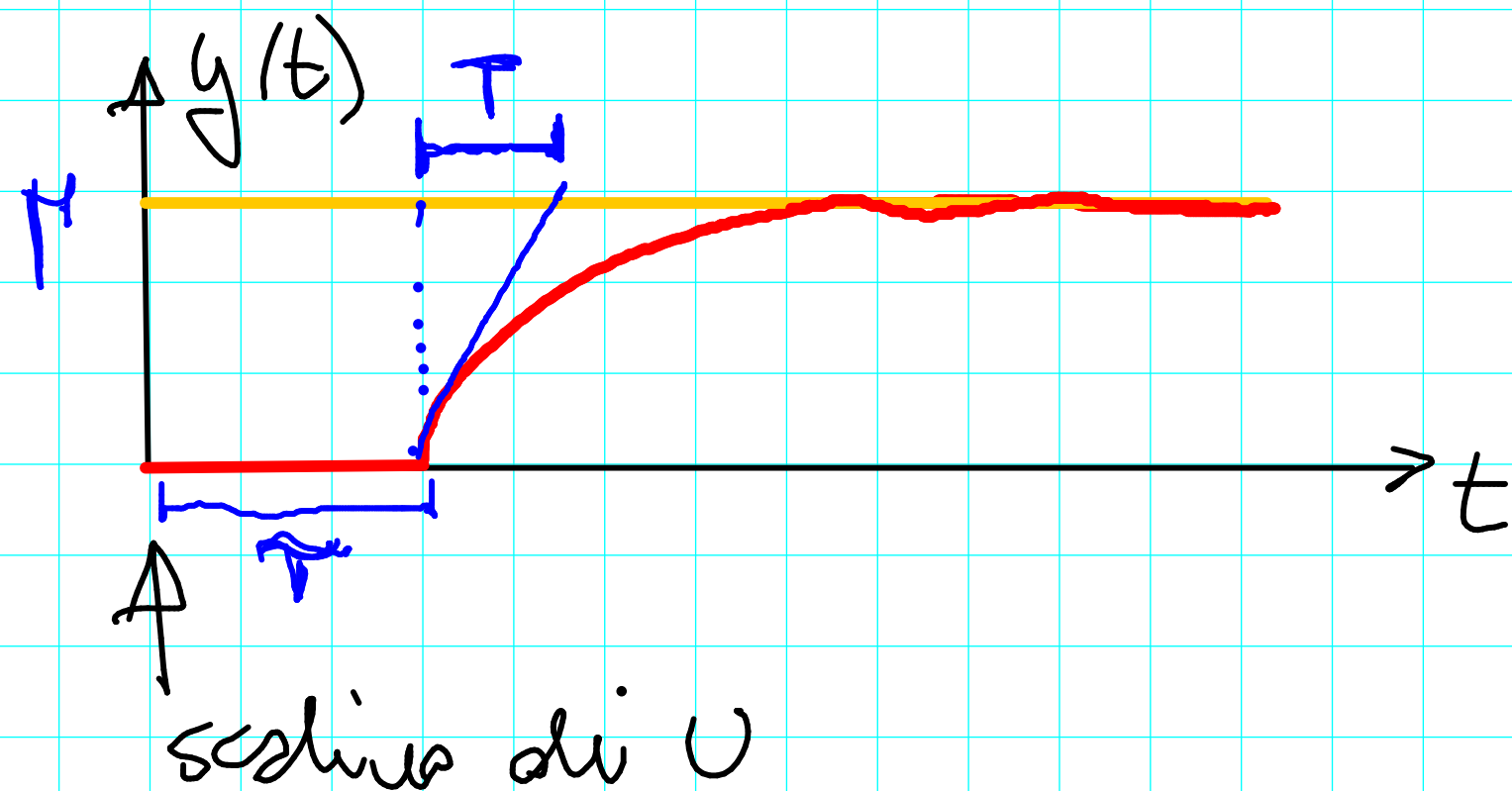
Five premessa

- Repet di taratura ITC-PID per processi AS

Assunzione  $P(s) = K \frac{e^{-sT}}{1+sT}$  FOPDT

$T > 0$  (AS)  
 $\tau \geq 0$   
 ( $\tau > 0$  per conditi)

NB la risposta a sceltina unitario di  $P(s)$  è



Ref:  
 metodo della  
 tangente, metodo  
 delle aree...



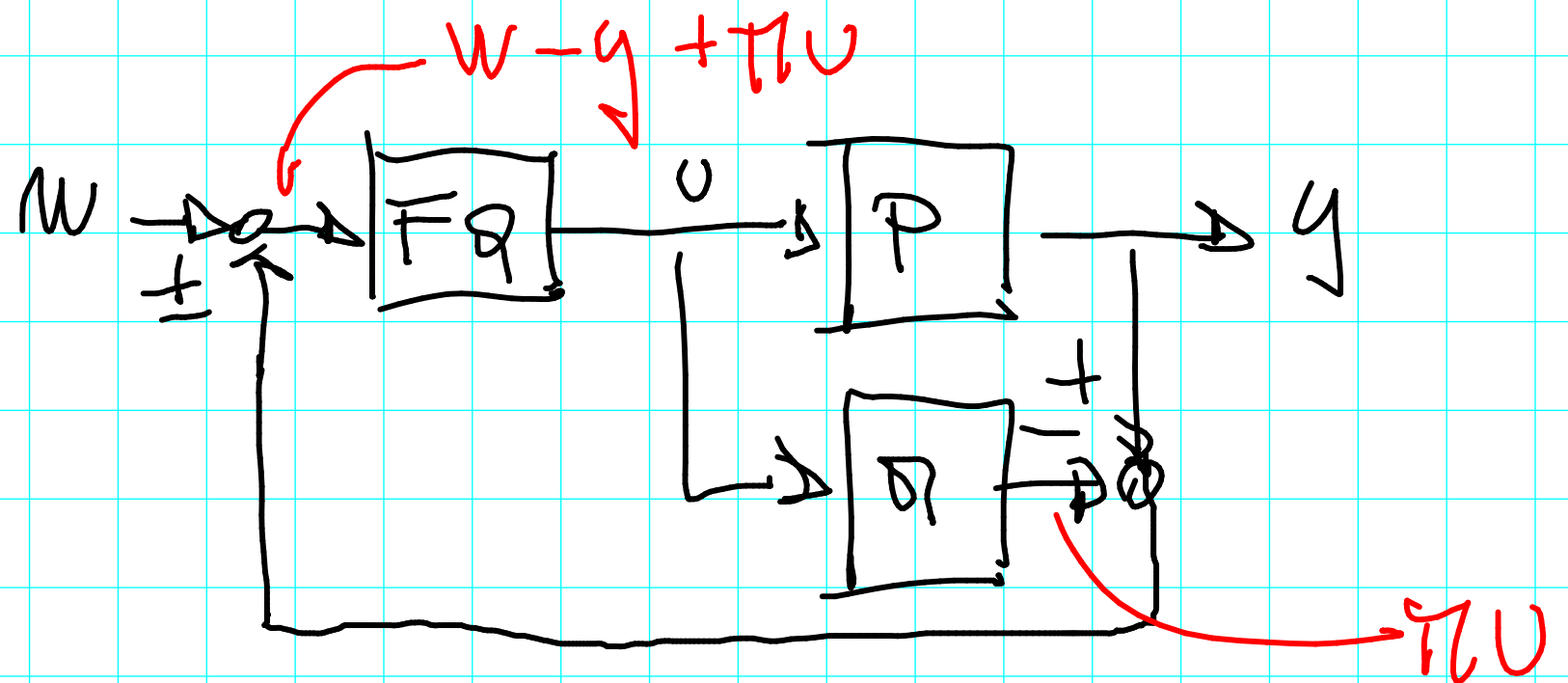
Modello interno:

$$P(s) = \tau \frac{e^{-sT}}{1+sT} = \tau(s)$$

$$Q(s) = \frac{1+sT}{\tau}$$

$$F(s) = \frac{1}{1+s\lambda}$$

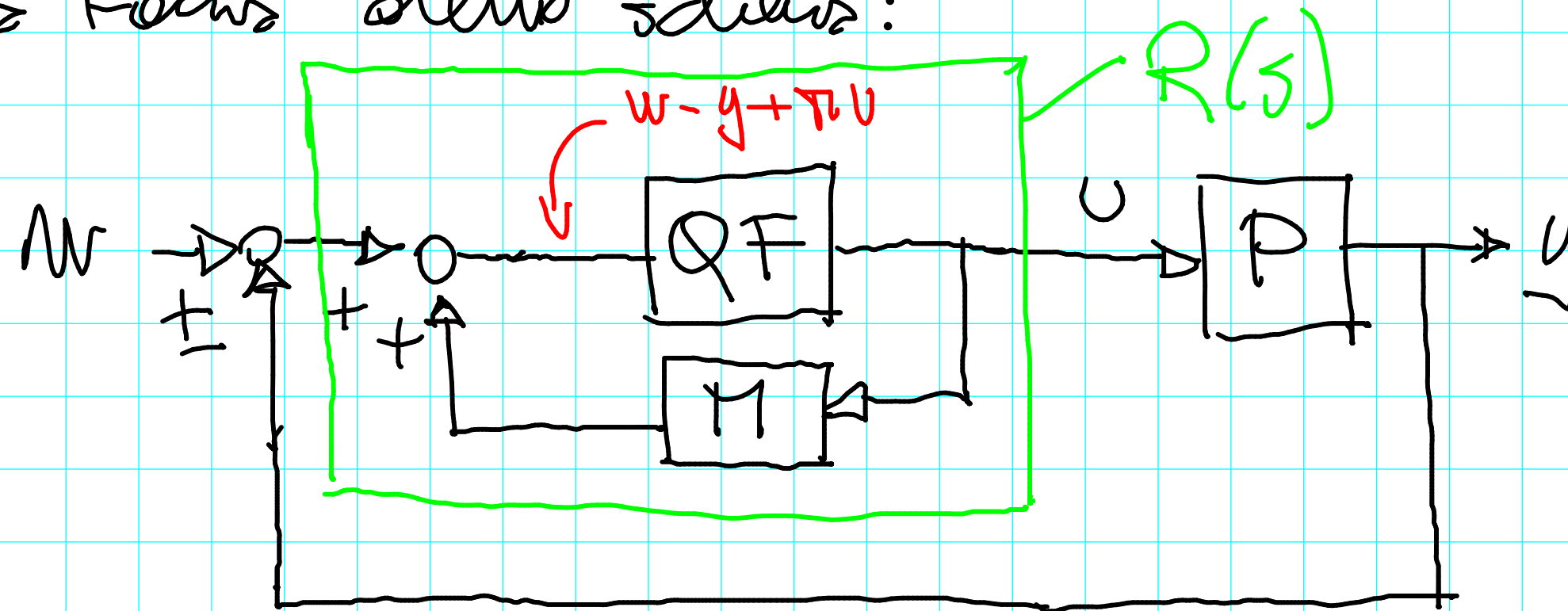
QF realizz.  
 $\Rightarrow$  serve 1 polo



invertito nel due passi, cioè 180° parte =  
 Fase minima

diversificando desiderato da  $w \approx y$   
 (guadagno = 1  $\Rightarrow l_\infty = 0$  per  $w$  costante)

Altro Formo dello schema:



$$R(s) = \frac{Q(s)F(s)}{1 - Q(s)F(s)\Pi(s)}$$

Nel nostro caso

$$R = \frac{Q\bar{F}}{1 - QF\pi} = \frac{\frac{1+sT}{M} \cdot \frac{1}{1+s\lambda}}{1 - \cancel{\frac{1+sT}{M}} \cdot \frac{1}{1+s\lambda} \cdot \cancel{M} \cdot \frac{e^{-s\tau}}{1+sT}} = \frac{1}{M} \frac{1+sT}{1+s\lambda - e^{-s\tau}}$$

Dobbiamo approssimare  $e^{-s\tau}$  con una FOTI razionale Fottz  
(approssimanti di Padé')

$$\text{Padé}'(1,0) = 1 - s\tau$$

$$\text{Padé}'(1,1) = \frac{1 - s\tau/2}{1 + s\tau/2}$$

#zeri ↗ ↘ #poli

• Pole' (1,0):

$$R(s) = \frac{1}{\tau} \frac{1+sT}{1+s\lambda - (1-s\tau)} = \frac{1}{\tau} \frac{1+sT}{s(1+\tau)} \quad P1$$

$$R = K \frac{1+sT_i}{sT_i}$$

$$T_i = T$$

$$\frac{K}{T_i} = \frac{1}{\tau(1+\tau)}$$

$$K = \frac{T}{\tau(1+\tau)}$$

• Pzde (1,1)

$$R = \frac{1}{T} \frac{1+sT}{1+s\lambda - \frac{1-sT/2}{1+sT/2}} \dots$$

$$= \frac{1}{T(\lambda+T)} \frac{(1+sT)(1+sT/2)}{s \left( 1 + s \frac{\lambda T}{2(\lambda+T)} \right)}$$

PID resle

□