

```
In [246... import numpy as np
import pandas as pd
from numba import njit
import matplotlib.pyplot as plt
import mplcyberpunk
plt.style.use("cyberpunk")
plt.rcParams["figure.figsize"] = (15, 10)
```

Lista 3 - PRP41

Leonardo Antonio Lugarini

Questão 1:

```
In [247... V = 5/1000 #m3
P0 = 60*100000#Pa
dot_m = 10#kg/s
k_m = 1.5
gamma = 1.2

T0 = 3000 #K
MolarMass = 22/1000 #kg/mol
R = (8.314462618/MolarMass) #J/(kg K)
rho_oxi = 1144 #kg/m3
rho_fuel = 790 #kg/m3
```

```
In [248... #a)

def Vandenkerckhove(gamma):
    return np.sqrt(gamma*((2/(gamma + 1))**((gamma + 1)/(gamma - 1))))

def At_c_star_from_P0_gamma_R_T0_dot_m(P0, gamma, R, T0, m):
    At = (np.sqrt(R*T0)*m)/(Vandenkerckhove(gamma)*P0)
    c_star = P0*At/m
```

```

    return At, c_star

At, c_star = At_c_star_from_P0_gamma_R_T0_dot_m(P0, gamma, R, T0, dot_m)
print(f"A_t = {At:.6f} m2 e c* = {c_star:.2f} m/s")

```

A_t = 0.002736 m2 e c* = 1641.86 m/s

b) Isolaremos os coeficientes $(\mu F)_O$ e $(\mu F)_F$:

$$m_O(t) = (\mu F)_O \sqrt{2\rho_O(p_{inj,O}(t) - p_k(t))}$$

$$m_F(t) = (\mu F)_F \sqrt{2\rho_F(p_{inj,F}(t) - p_k(t))}$$

$$(\mu F)_O = \frac{m_O(t)}{\sqrt{2\rho_O(p_{inj,O}(t) - p_k(t))}}$$

$$(\mu F)_F = \frac{m_F(t)}{\sqrt{2\rho_F(p_{inj,F}(t) - p_k(t))}}$$

Descobrir os valores de vazão de oxidante e combustível:

$$k_m = \frac{m_O}{m_F}$$

$$\dot{m} = m_O + m_F$$

Assim,

$$m_O = \frac{\dot{m}}{1 + \frac{1}{k_m}}$$

$$m_F = \dot{m} - m_O$$

Calculando:

```

In [249... def get_coefficients_from_k_m_dot_m_rho_p_inj_pk(km, dot_m, rho_O, rho_F, p_i_O, p_i_F, pk):

    dot_m_O = dot_m/(1 + (1/km))
    dot_m_F = dot_m_O/km

```

```

muF_0 = dot_m_0 / np.sqrt(2 * rho_0 * (p_i_0 - pk))
muF_F = dot_m_F / np.sqrt(2 * rho_F * (p_i_F - pk))

return muF_0, muF_F

p_inj_0 = 65 * 100000 #Pa
p_inj_F = 63 * 100000 #Pa

muF_0, muF_F = get_coefficients_from_k_m_dot_m_rho_p_inj_pk(k_m, dot_m, rho_oxi, rho_fuel, p_inj_0, p_inj_F, P0)

print(f"Coeficiente de Vazão do Oxidante é {muF_0:.6f}")
print(f"Coeficiente de Vazão do Combustível é {muF_F:.6f}")

```

Coeficiente de Vazão do Oxidante é 0.000177
 Coeficiente de Vazão do Combustível é 0.000184

In [250...

```

#c)
@njit
def m_dot_OF(coefficient, rho, p_inj, pk):
    return coefficient*np.sqrt(2*rho*(p_inj - pk))
@njit
def m_dot_G(pk, At, c_star):
    return pk*(At/c_star)

new_p_inj_0 = p_inj_0 + 6360 #Pa
new_p_inj_F = p_inj_F + 6000 #Pa

pk_vec = np.linspace(P0, min((new_p_inj_F, new_p_inj_0)), 10**7)

m_vec_0 = m_dot_OF(muF_0, rho_oxi, new_p_inj_0, pk_vec)
m_vec_F = m_dot_OF(muF_F, rho_fuel, new_p_inj_F, pk_vec)

m_vec_G = m_dot_G(pk_vec, At, c_star)

d_dt_pk_vec = m_vec_0 + m_vec_F - m_vec_G

threshold = 1e-4
index_zero = np.where((d_dt_pk_vec >= 0) & (d_dt_pk_vec <= threshold))[0][1]

print(f"Pressão de alimentação do equilibrio é {pk_vec[index_zero]:.3f} Pa")

```

```
print(f"Vazão do Oxidante é {m_vec_0[index_zero]:.5f} kg/s")
print(f"Vazão do Combustível é {m_vec_F[index_zero]:.5f} kg/s")
```

Pressão de alimentação do equilíbrio é 6005445.791 Pa

Vazão do Oxidante é 6.00548 kg/s

Vazão do Combustível é 4.00369 kg/s

```
In [251... #d)
from scipy.integrate import solve_ivp

def p_inj_O_t(time):
    if time <= 0.1:
        return 65*1e5
    else:
        return 65.00636*1e5

def p_inj_F_t(time):
    if time <= 0.1:
        return 63*1e5
    else:
        return 63.006*1e5

delay = 1e-3 #s
tstep = 1e-6 #s
t_vec = np.arange(0.0, 1.0, tstep)

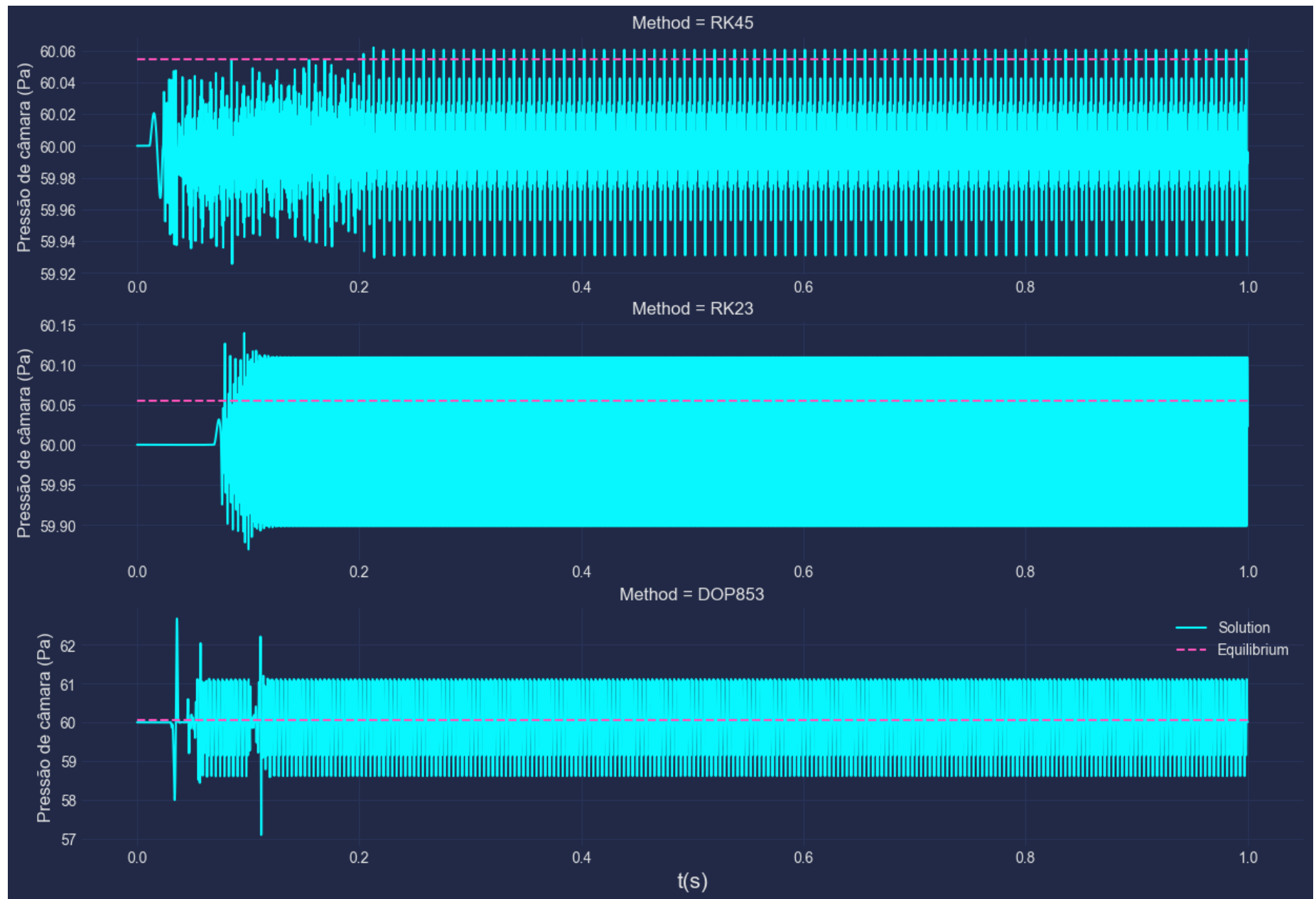
def dp_dt(t, p_k):
    if t <= delay:
        delta_t = 0
    else: delta_t = t - delay
    m_O = m_dot_OF(muF_O, rho_oxi, p_inj_O_t(delta_t), p_k)
    m_F = m_dot_OF(muF_F, rho_fuel, p_inj_F_t(delta_t), p_k)
    m_G = m_dot_G(p_k, At, c_star)
    return (R*T0/V)*(m_O + m_F - m_G)

methods = ["RK45", "RK23", "DOP853"]

plt.rcParams["figure.figsize"] = (15, 10)
fig, axs = plt.subplots(len(methods), 1)

for i, method in enumerate(methods):
```

```
sol = solve_ivp(dp_dt, t_span=[0, 1], y0 = np.array([P0]), method=method, t_eval=t_vec)
axs[i].plot(sol.t, sol.y[0]/1e5)
axs[i].set(title = f"Method = {method}")
axs[i].plot([0,1], [pk_vec[index_zero]/1e5, pk_vec[index_zero]/1e5], linestyle = "dashed")
axs[i].set_ylabel('Pressão de câmara (Pa)', fontsize=12)
plt.xlabel('t(s)', fontsize=15)
plt.legend(["Solution", "Equilibrium"])
```



In [252... #e)

```

p_inj_0 = 75 *100000 #Pa
p_inj_F = 73 *100000 #Pa

muF_0, muF_F = get_coefficients_from_k_m_dot_m_rho_p_inj_pk(k_m, dot_m, rho_oxi, rho_fuel, p_inj_0, p_inj_F, P0)

print(f"Coeficiente de Vazão do Oxidante é {muF_0:.6f}")
print(f"Coeficiente de Vazão do Combustível é {muF_F:.6f}")

```

Coeficiente de Vazão do Oxidante é 0.000102
 Coeficiente de Vazão do Combustível é 0.000088

In [253... #f)

```

new_p_inj_0 = p_inj_0 + 10.48*1e5 #Pa
new_p_inj_F = p_inj_F + 10*1e5 #Pa

pk_vec = np.linspace(P0, min((new_p_inj_F, new_p_inj_0)), 10**7)

m_vec_0 = m_dot_OF(muF_0, rho_oxi, new_p_inj_0, pk_vec)
m_vec_F = m_dot_OF(muF_F, rho_fuel, new_p_inj_F, pk_vec)

m_vec_G = m_dot_G(pk_vec, At, c_star)

d_dt_pk_vec = m_vec_0 + m_vec_F - m_vec_G

threshold = 1e-6
index_zero = np.where((d_dt_pk_vec >= 0) & (d_dt_pk_vec <= threshold))[0][0]

print(f"Pressão de alimentação do equilibrio é {pk_vec[index_zero]:.3f} Pa")
print(f"Vazão do Oxidante é {m_vec_0[index_zero]:.5f} kg/s")
print(f"Vazão do Combustível é {m_vec_F[index_zero]:.5f} kg/s")

```

Pressão de alimentação do equilibrio é 6685700.219 Pa
 Vazão do Oxidante é 6.68545 kg/s
 Vazão do Combustível é 4.45739 kg/s

In [254... #g)

```

def p_inj_0_t(time):
    if time <= 0.1:
        return 75*1e5

```

```

    else:
        return 85.48*1e5

def p_inj_F_t(time):
    if time <= 0.1:
        return 73*1e5
    else:
        return 83*1e5

delay = 1e-3 #s
tstep = 1e-6 #s
t_vec = np.arange(0.0, 1.0, tstep)

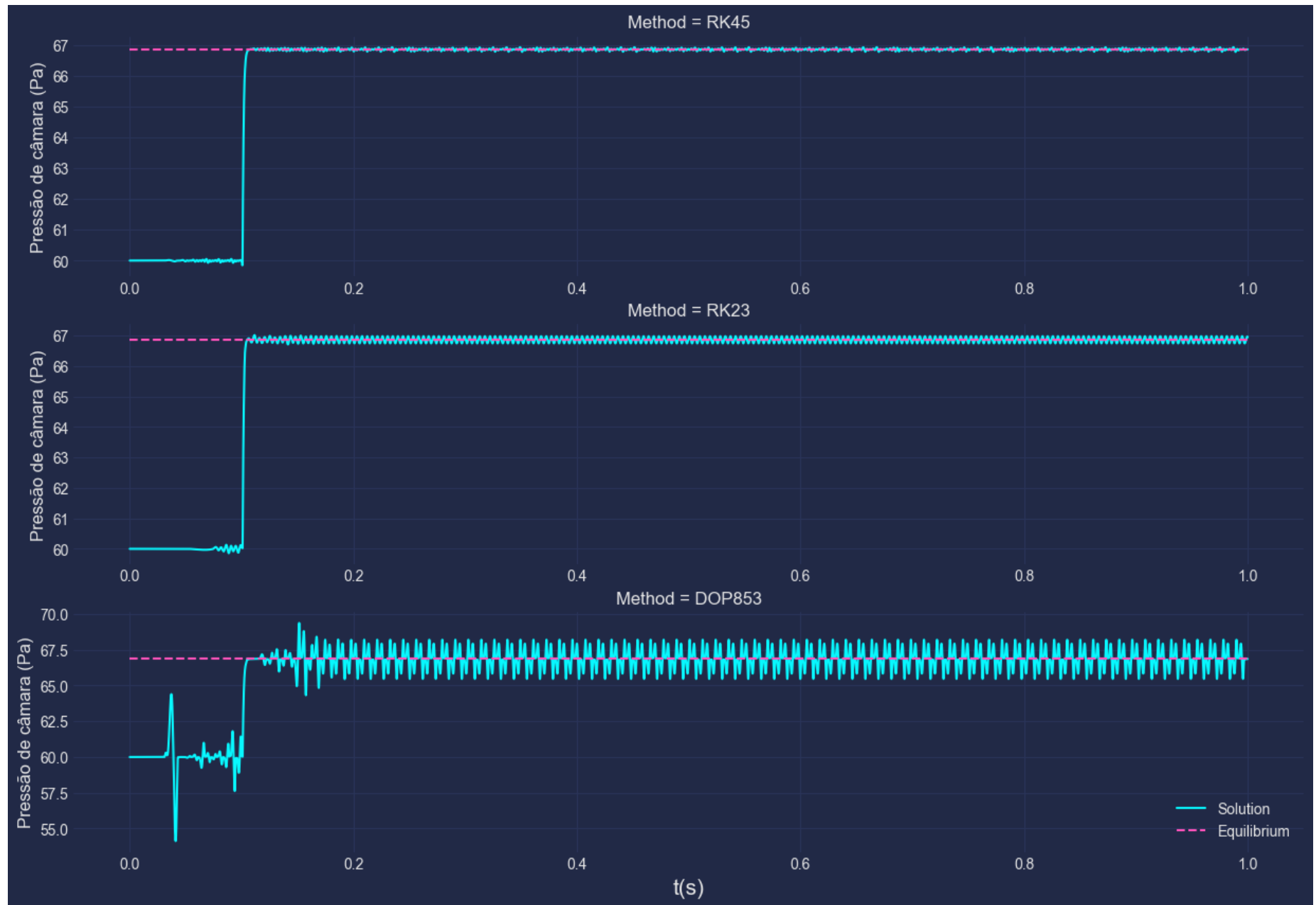
def dp_dt(t, p_k):
    if t <= delay:
        delta_t = 0
    else: delta_t = t - delay
    m_O = m_dot_OF(muF_0, rho_oxi, p_inj_0_t(delta_t), p_k)
    m_F = m_dot_OF(muF_F, rho_fuel, p_inj_F_t(delta_t), p_k)
    m_G = m_dot_G(p_k, At, c_star)
    return (R*T0/V)*(m_O + m_F - m_G)

plt.rcParams["figure.figsize"] = (15, 10)

fig, axs = plt.subplots(len(methods), 1)

for i, method in enumerate(methods):
    sol = solve_ivp(dp_dt, t_span=[0, 1], y0 = np.array([P0]), method=method, t_eval=t_vec)
    axs[i].plot(sol.t, sol.y[0]/1e5)
    axs[i].set(title = f"Method = {method}")
    axs[i].plot([0,1], [pk_vec[index_zero]/1e5, pk_vec[index_zero]/1e5], linestyle = "dashed")
    axs[i].set_ylabel('Pressão de câmara (Pa)', fontsize=12)
    plt.xlabel('t(s)', fontsize=15)
    plt.legend(["Solution", "Equilibrium"])

```

h) A perda de carga nos injetores de um Motor de Foguete de Propulsão Líquida é essencial para o desempenho e a segurança do motor. Ela regula o fluxo de combustível e oxidante, garantindo uma entrega controlada e estável dos propulsores à câmara de combustão.

Além disso, a perda de carga é crucial para a atomização eficiente dos propulsores, facilitando uma mistura homogênea e uma combustão completa,

o que é vital para a eficiência do motor. Também desempenha um papel na prevenção do retrocesso de chamas, mantendo a operação segura.

O design adequado da perda de carga nos injetores é fundamental para evitar oscilações de pressão e garantir a estabilidade do motor, impactando diretamente no seu desempenho global. Assim, uma perda de carga bem calculada e implementada é um componente chave para

otimizar a eficiência, confiabilidade e segurança em motores de foguetes.

Questão 2:

```
In [255... from scipy.optimize import root

RHO = 667 #kg/m3
NI = 2.8657*1e-7 #m^2/s
N = 4#furos tangenciais
DELTA_M = 45*1e-3 #kg/s
ESPESSURA = 2*1e-3 #m

def analise_injetor_centrifugo_etanol(
    r_in = 0.4*1e-3,
    r_c = 3*1e-3,
    R_k = 3*1e-3,
    R_in = 2.5*1e-3,
    RHO = 667,
    NI = 2.8657*1e-7,
    N_FUROS = 4,
    DELTA_M = 45*1e-3,
    ESPESSURA = 2*1e-3
):

    A = (R_in*r_c)/(N_FUROS*(r_in**2))
    C = R_in/r_c

    eps_in = 1.1 - (6/(5*np.pi))*np.arccos(R_in/(R_k + ESPESSURA))
```

```

v_in = DELTA_M/(N_FUROS*RHO*np.pi*(r_in**2))
Re_in = (2*r_in)*v_in/NI
Lambda = 0.3164*(Re_in)**(-0.25)
L_in = np.sqrt(R_in**2 + (R_k + ESPESSURA)**2)
eps_ch = Lambda*(L_in/(2*r_in))

eps_inj = eps_in + eps_ch

if R_in >= r_c:
    Aeq = (R_in*r_c)/(N_FUROS*r_in**2 + 0.5*Lambda*R_in*(R_in - r_c))
else:
    Aeq = A

def Aeq_function(phi_eq):
    return Aeq - (1 - phi_eq)*np.sqrt(2)/(phi_eq*np.sqrt(phi_eq))
sol = root(Aeq_function, 0.2)
Phi_eq = sol.x[0]

mu = 1/np.sqrt((1/Phi_eq**2) + (Aeq**2/(1 - Phi_eq)) + eps_inj*(A**2/C**2))

delta_p_inj = (DELTA_M/(mu*np.pi*r_c**2))**2/(2*RHO)

alpha_m = np.arcsin(2*mu*Aeq/((1 + np.sqrt(1 - Phi_eq))*np.sqrt(1 - eps_inj*mu**2*(A**2/C**2))))

return Phi_eq, delta_p_inj, 2*alpha_m*180/np.pi

```

In [256... *#DADOS PONTO BASE*

```

# r_in = 0.4*1e-3 m
# r_c = 3*1e-3 m
# R_k = 3*1e-3 m
# R_in = 2.5*1e-3 m

```

```

input_params = {
    "a)": "Pontos Base",
    "b)": "r_c = 2*1e-3",
    "c)": "r_c = 2.5*1e-3",
    "d)": "r_in = 0.3*1e-3",
    "e)": "r_in = 0.5*1e-3",
    "f)": "R_k = 3.5*1e-3",
    "g)": "R_k = 4*1e-3",
}

```

```

    "h)": "R_in = 2*1e-3",
    "i)": "R_in = 2.9*1e-3"
}

tabela_resultados = pd.DataFrame(
    [analise_injetor_centrifugo_etanol()],
    columns = [
        "Fator de Preenchimento",
        "Queda de pressão do injetor (Pa)",
        "Ângulo de saída ( °)"
    ],
    index = ["a")"]
)
tabela_resultados.loc["b)"] = analise_injetor_centrifugo_etanol(r_c = 2*1e-3)
tabela_resultados.loc["c)"] = analise_injetor_centrifugo_etanol(r_c = 2.5*1e-3)
tabela_resultados.loc["d)"] = analise_injetor_centrifugo_etanol(r_in = 0.3*1e-3)
tabela_resultados.loc["e)"] = analise_injetor_centrifugo_etanol(r_in = 0.5*1e-3)
tabela_resultados.loc["f)"] = analise_injetor_centrifugo_etanol(R_k = 3.5*1e-3)
tabela_resultados.loc["g)"] = analise_injetor_centrifugo_etanol(R_k = 4*1e-3)
tabela_resultados.loc["h)"] = analise_injetor_centrifugo_etanol(R_in = 2*1e-3)
tabela_resultados.loc["i)"] = analise_injetor_centrifugo_etanol(R_in = 2.9*1e-3)
tabela_resultados["Mudança nas Variaveis"] = tabela_resultados.index.map(input_params)
tabela_resultados

```

Out[256...

	Fator de Preenchimento	Queda de pressão do injetor (Pa)	Ângulo de saída (°)	Mudança nas Variaveis
a)	0.208888	6.834376e+05	124.474967	Pontos Base
b)	0.263935	1.217970e+06	116.520126	r_c = 2*1e-3
c)	0.231391	8.723874e+05	121.159776	r_c = 2.5*1e-3
d)	0.149391	2.070797e+06	133.859677	r_in = 0.3*1e-3
e)	0.267261	2.964553e+05	116.054457	r_in = 0.5*1e-3
f)	0.208888	6.798485e+05	124.474967	R_k = 3.5*1e-3
g)	0.208888	6.777040e+05	124.474967	R_k = 4*1e-3

h)	0.236682	5.450203e+05	120.394058	$R_{in} = 2 \cdot 10^{-3}$
i)	0.191907	8.113320e+05	127.049500	$R_{in} = 2.9 \cdot 10^{-3}$

Na análise das variáveis que influenciam as grandezas de saída em um sistema de injeção, observa-se que o raio crítico (r_c) e o raio interno (r_{in}) são particularmente relevantes.

O r_c demonstra ser uma variável chave para o Fator de Preenchimento, com mudanças significativas observadas quando ele varia. Por outro lado,

o r_{in} é crucial tanto para a Queda de Pressão do Injetor quanto para o Ângulo de Saída, com alterações em seu valor resultando em variações notáveis nessas grandezas.

As outras variáveis, como o raio de Kruger (R_k) e o raio interno (R_{in}), também afetam as grandezas de saída, mas em menor grau, indicando que r_c e r_{in} são os fatores mais influentes no comportamento do sistema de injeção analisado.