

MODEL OPTIMISASI NONLINIER JARINGAN PIPA GAS DENGAN PERCABANGAN
(Non-Linear Optimization Model for Gas Transmission System with Branch)

Francis Y Rumlawang

Jurusan Matematika FMIPA Universitas Pattimura Ambon
 Jl. Ir. M. Putuhenam, Kampus Unpatti, Poka-Ambon
 E~Mail: fyr0617@yahoo.com

ABSTRACT

Gas transmission system has a branch to customer area that affects to flow rate, gas pressure, and pipe diameter. This paper discusses optimization of this transmission system. Optimum gas pressure and pipe diameter was found by minimizing cost objective function subjects to panhandle A and panhandle B constrain function. Steepest Descent method which is combined with Rangkutta methods is use to determine the optimization process. The result shows that the pipe branches affect the optimization variables.

Keywords: *Objective function, panhandle A, panhandle B, stepest descent*

PENDAHULUAN

Indonesia adalah negara penghasil gas terbesar di dunia namun kenyataannya Indonesia belum menikmati statusnya tersebut, akibat dari kenyataan bahwa harga gas masih relatif lebih mahal, dari sumber energi lainnya. Salah satu penyebab harga yang masih relatif tinggi adalah kurangnya sarana transportasi yang memadai dan murah untuk mendistribusikan gas agar sampai ke konsumen, karena pada umumnya sumber gas berada cukup jauh dari konsumen.

Dalam proses pendistribusian, alat transportasi yang paling aman dan efektif bagi gas adalah melalui *jaringan pipa transmisi*. Namun membangun jaringan pipa gas merupakan investasi yang sangat mahal dan membutuhkan perencanaan dan perhitungan yang baik.

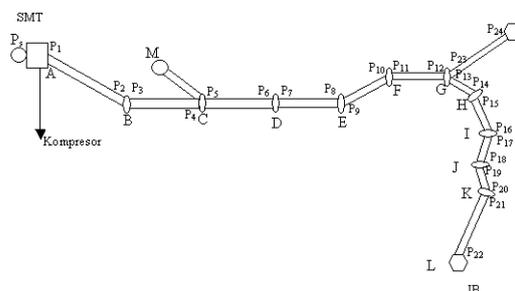
Pembangunan dan pengoperasian jaringan pipa transmisi gas yang memenuhi kualitas dan standar keamanan yang baik, dipengaruhi oleh dua faktor. Pertama *faktor ekonomi*, yang dalam hal ini adalah biaya. Biaya tersebut meliputi biaya investasi, biaya operasi, dan biaya penambangan gas. Biaya investasi terdiri dari biaya pipa dan biaya kompresor. Biaya operasi adalah biaya pengoperasian pipa transmisi dan kompresor. Sebenarnya biaya untuk membeli pipa dapat dibuat minimum dengan memilih pipa berdiameter kecil, tetapi akan mengakibatkan kehilangan tekanan yang cukup besar, sehingga diperlukan kompresor dengan daya yang cukup besar. Akibatnya biaya investasi untuk pembelian kompresor akan naik. Sebaliknya biaya investasi dengan pipa berdiameter besar cukup mahal, namun biaya kompresor lebih murah. Kedua *faktor teknis*, meliputi kekuatan pipa, keamanan, lokasi jaringan pipa (darat dan laut), dan karakteristik dari gas (tekanan, temperatur, laju alir, viskositas gas, dan sebagainya).

Karena permasalahan utama kita disini adalah biaya dimana komponen utama dipengaruhi oleh diameter, tekanan dan *flowrate*, maka tujuan dari penulisan ini adalah membuat model untuk menghitung ukuran diameter yang optimum, serta distribusi tekanan dan *flowrate* gas sehingga biaya investasi dan operasi minimum, dengan menggunakan fungsi kendala

Panhandle A dan Panhandle B, yang diimplementasikan pada jaringan pipa transmisi dengan percabangan.

Model Laju Alir Gas dan Biaya

Misalkan konsumen berada pada suatu lokasi, namakan L dan Q, sedangkan gas yang dikirim ke L dan Q melalui daerah A, B, C,...,K. Gas dari A ke L dikirim melalui jaringan pipa transmisi A-B, B-C,..., K-L serta ke Q melalui transmisi A-B, B-C,...,G-Q, dengan demikian terlihat bahwa terdapat percabangan di G, lebih jelas dapat dilihat dalam gambar 1.



Gambar 1. Skema Jaringan Pipa dari A ke L

Konsumen di L dan Q menentukan berapa laju alir gas dan tekanan yang diperlukan oleh mereka. Perusahaan gas harus mendesain berapa diameter pipa yang dibutuhkan dan bagaimana distribusi tekanan harus diberikan agar gas dapat sampai ke L dan Q dengan laju alir dan tekanan yang diinginkan. Tekanan dari gas yang mengalir akan mengalami penurunan sepanjang perjalanan. Hal ini harus diantisipasi oleh perusahaan gas, karena jika gas tersebut sampai ke konsumen dengan tekanan yang lebih rendah dari yang disepakati maka perusahaan akan terkena denda. Oleh karena itu diperlukan kompresor untuk menaikkan tekanan. Sebenarnya gas yang sudah mengalami proses pengolahan mempunyai tekanan tertentu. Hanya saja yang menjadi masalah adalah dengan tekanan tersebut apakah gas dapat mengalir dan sampai ke konsumen? Jika gas dapat sampai ke konsumen sesuai dengan permintaan, maka tidak diperlukan kompresor. Tapi apakah biaya minimum? Hal lain yang harus

diperhatikan adalah pipa gas mempunyai keterbatasan dalam menahan tekanan, jadi perusahaan gas tidak dapat secara bebas memberikan tekanan yang tinggi dalam pengiriman gas.

Berkenan dengan pembahasan di atas maka, subbab berikut ini akan dibahas model dari alir gas dan model biaya yang dijadikan acuan untuk meminimumkan biaya pembangunan dan pengoperasian jaringan pipa transmisi gas.

Dalam menurunkan model laju alir gas dan biaya perlu diasumsikan beberapa hal untuk menyederhanakan permasalahan. Berdasarkan [3], asumsi yang dipakai adalah sebagai berikut :

1. Pipa lurus dan horisontal
2. Aliran gas dalam pipa *steady-state*
3. Temperatur gas sepanjang satu segmen pipa konstan
4. Tidak ada perubahan temperatur setelah gas keluar dari pipa
5. Faktor kompressibilitas gas (Z) sepanjang satu pipa konstan
6. Tidak ada faktor perubahan faktor kompressibilitas gas setelah keluar dari kompresor
7. Persamaan alir gas yang dipakai adalah persamaan Panhandle A dan persamaan Panhandle B.
8. Jenis kompresor yang dipakai adalah sentrifugal dan dipasang dititik awal.
9. Zat yang mengalir terdiri dari satu fasa atau gas saja
10. Perhitungan pajak, asuransi, biaya penambangan, dan faktor ekonomi lainnya diabaikan.

Berdasarkan asumsi diatas, sekarang akan ditentukan model laju alir gas dan biaya.

1. Model Laju Alir Steady Gas Pipa Tunggal

Persamaan dasar aliran gas diturunkan dari persamaan kesetimbangan energi dengan memasukkan persamaan empiris untuk harga faktor gesekan yang ada dalam persamaan tersebut, dan di asumsikan dalam keadaan tunak (*steady*). Berdasarkan [7] model laju alir gas pipa tunggal dengan faktor gesekan panhandle A adalah

$$Q = 0.000435 \left(\frac{T_b}{P_b} \right)^{1.07881} \left(\frac{P_1^2 - P_2^2}{T L m Z} \right)^{0.53966} A_1 \quad (1)$$

$$A_1 = \left(\frac{1}{S G g} \right)^{0.46033} d^{2.618996} \left(\frac{1}{\mu} \right)^{0.076331}$$

Sedangan dengan faktor gesekan dengan model Panhandle B, persamaan laju alir gas adalah:

$$Q = 0.000737 \left(\frac{T_b}{P_b} \right)^{1.02} \left(\frac{P_1^2 - P_2^2}{T L m Z} \right)^{0.50999} A_2 \quad (2)$$

$$A_2 = \left(\frac{1}{S G g} \right)^{0.49} d^{2.52998776} \left(\frac{1}{\mu} \right)^{0.01999}$$

- Q : laju alir gas (MMSCFD)
 Lm : panjang pipa (ft)
 SGg : gravitasi gas standar (*standard gravity of*

gas)

- Z : faktor kompresibilitas gas
 T : temperatur gas (Renkin)
 T_b : temperatur dasar (Renkin)
 P_b : tekanan dasar (psia)
 d : diameter (inch)
 P_1 : adalah tekanan gas yang masuk ke dalam pipa (tekanan *inlet*), dan
 P_2 : adalah tekanan gas yang keluar dari pipa (tekanan *outlet*).
 μ : viskositas gas (centipoise, cp).

Persamaan viskositas diperoleh dari korelasi Lee-Gonzales seperti yang terdapat pada [1] adalah

$$\mu = 0.0001 \frac{(9.4 + 0.02M) T^{1.5} A_3}{209 + 19M + T}$$

$$A_3 = e^{\left(3.5 + \frac{986}{T} + 0.01M \right) \left(0.043248 \frac{S G g \left(\frac{P_1 + P_2}{2} \right)}{Z T} \right)^{\left(1.7 \frac{197.2}{T} - 0.02M \right)}}$$

dengan M adalah berat molekul, dan $M = 28.97 SGg$

2. Model Biaya Tahunan Pipa Tunggal

Seperti telah disebutkan bahwa pengiriman gas bumi merupakan suatu proyek yang membutuhkan biaya sangat besar. Biaya tersebut meliputi biaya investasi dan biaya operasi.

Berdasarkan pada [3] model biaya tahunan untuk pipa tunggal adalah sebagai berikut:

Model biaya tahunan untuk satu segmen pipa berdasarkan [3] adalah sebagai berikut:

$$C_{total} = \beta CIC + CIP + \beta.OCkomp + OCpipa \quad (3)$$

dengan

$$\beta = \begin{cases} 1 & \text{jika kompresor dipasang} \\ 0 & \text{jika kompresor tidak dipasang} \end{cases}$$

$$CIP = \frac{r(1+r)^n (1+Rp) Cp L^d d^m}{(1+r)^n - 1} \quad (4)$$

$$CIC = \frac{r(1+r)^n}{(1+r)^n - 1} Ckomp \quad (5)$$

$$OCkomp = (1 + Copkomp).C_{Listrik} \quad (6)$$

$$OCpipa = \frac{r(1+r)^n (1+Rp) Cfp Cp L^d d^m}{(1+r)^n - 1} \quad (7)$$

dimana

- CIP : biaya tahunan untuk investasi pipa (US\$/tahun)
 CIC : biaya tahunan untuk investasi kompresor (US\$/tahun)
 $OCpipa$: Biaya operasi pipa (US\$/tahun)
 $OCkomp$: Biaya operasi kompresor
 R : tingkat suku bunga tahunan
 Cp : Harga pipa per satuan panjang

- R_p : dan diameter (US\$/ft.inch)
- R_p : Fraksi antara biaya pemasangan dengan harga pipa
- L : panjang pipa (feet)
- d : diameter pipa(inch)
- C_{fp} : Fraksi antara biaya tahunan investasi pipa dan operasi pipa
- C_{pKomp} : Fraksi biaya operasi lain selain listrik dengan biaya listrik kompresor
- l : konstanta ketaklinieran antara harga pipa dan panjang pipa
- m : konstanta ketaklinieran antara harga pipa dan diameter pipa
- $C_{Listrik}$: Biaya listrik yang digunakan untuk operasikan kompresor

Perlu diketahui pula bahwa l dan m dapat ditentukan dengan regresi linier jika kita mempunyai data harga pipa.

$$C_{komp} = Chp (gph)^b \tag{8}$$

dengan

- Chp : harga kompresor (US\$/hp)
- gph : daya kompresor sentrifugal
- b : konstanta ketaklinieran harga kompresor terhadap daya kompresor

$$gph = \frac{3125}{2061} \frac{QP_b T_1 (Z_1 + Z_2) \left[\left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\left(\frac{k-1}{k Ep} \right)} - 1 \right] k}{T_b (k-1)} + bl + sl$$

dimana

- Z_1 : faktor kompresibilitas gas sebelum melalui kompresor
- Z_2 : faktor kompresibilitas gas sesudah melalui kompresor
- P_1 : tekanan gas sebelum melalui kompresor
- P_2 : tekanan gas sesudah melalui kompresor
- Ep : eksponen adiabatik
- k : efisiensi kompresor
- $bl; sl$: bearing losses dan seal losses, daya tambahan yang diberikan untuk menggantikan daya kompresor yang hilang akibat adanya proses hidraulik dan mekanik.

$$C_{Listrik} = \frac{1}{8760} (19809.32047 A_4 + 6532.321518 (bl + sl) Ce Hy) \tag{10}$$

$$A_4 = \frac{QP_b TZ \left[\left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\left(\frac{k-1}{k Ep} \right)} - 1 \right] k}{T_b (k-1)}$$

dengan

- Ce : biaya listrik
- Hy : jam operasi pertahun

3. Model Biaya dan Laju Alir untuk N Segmen Pipa

Model biaya tahunan untuk N segmen pipa adalah sebagai berikut:

$$C_{total} = \beta \frac{r(1+r)^n}{(1+r)^n - 1} C_{komp} + \beta O C_{komp} + CIP_i + OC_{pipa_i}$$

$$CIP_i = \sum_{i=1}^N \frac{r(1+r)^n (1+R_p) C_p L_i^l d_i^m}{(1+r)^n - 1} \tag{11}$$

$$OC_{pipa_i} = \sum_{i=1}^N \frac{r(1+r)^n (1+R_p) C_{fp} C_p L_i^l d_i^m}{(1+r)^n - 1}$$

Berdasarkan persamaan Panhandle A, laju alir gas untuk N segmen pipa adalah dengan mensubstitusikan nilai P dan ΔP ke persamaan diatas, diperoleh persamaan laju alir gas untuk model Penhandle A sebagai berikut:

$$Q_i = 0.000435 \left(\frac{T_b}{P_b} \right)^{1.07881} \left(\frac{P_{i+1}^2 - P_{i+2}^2}{T_i L m_i Z} \right)^{0.53966} A_i \tag{12}$$

$$A_i = \left(\frac{1}{SG g_i} \right)^{0.46033} d_i^{2.618996} \left(\frac{1}{\mu_i} \right)^{0.076331}$$

sedangkan berdasarkan persamaan Panhandle B diperoleh

$$Q_i = 0.000737 \left(\frac{T_b}{P_b} \right)^{1.02} \left(\frac{P_{i+1}^2 - P_{i+2}^2}{T_i L m_i Z} \right)^{0.50999} A_{2i} \tag{13}$$

$$A_{2i} = \left(\frac{1}{SG g_i} \right)^{0.49} d_i^{2.52998776} \left(\frac{1}{\mu_i} \right)^{0.01999}$$

dengan

$$\mu_i = 0.0001 \frac{(9.4 + 0.02 M_i) T_i^{1.5} A_{3i}}{209 + 19 M_i + T_i} \tag{9}$$

$$A_{3i} = e^{\left(\left(3.5 + \frac{986}{T_i} + 0.01 M_i \right) \left(0.043248 \frac{SG g_i \left(\frac{P_{i+1} + P_{i+2}}{2} \right)}{Z T_i} \right) \right)^{\left(1.7 - \frac{197.2}{T_i} - 0.02 M_i \right)}}$$

dimana $M_i = 28.97 SG g_i$, $i = 1, 2, 3, \dots, N$

4. Tarif Toll Transportasi (Tollfee)

Tollfee adalah biaya yang harus dibayar pemakai jaringan pipa transmisi untuk setiap volume gas yang dialirkan melalui sistem pemipaan tersebut. Tollfee ditetapkan berdasarkan laju pengembalian investasi yang dipengaruhi oleh berbagai batasan.

Perhitungan Tollfee sebenarnya melibatkan banyak faktor ekonomi, tetapi dalam tulisan ini dibahas metode perhitungan Tollfee yang sederhana. Sesuai dengan asumsi kita bahwa perhitungan pajak dapat diabaikan, maka Tollfee dapat dihitung sebagai berikut:

1. Hitung biaya tahunan pembangunan dan pengoperasian sistem jaringan pipa (tanpa biaya penambangan). Dalam hal ini kita sebut biaya tahunan sebagai C_{total}
2. C_{total} dapat dipisah menjadi CIP , CIC , OC_{pipa} , dan OC_{komp} .
3. CIP dan OC_{pipa} dipisah setiap segmen diperoleh $CIP = CIP_1 + CIP_2 + CIP_3 + \dots + CIP_N$
 $OC_{pipa} = OC_{pipa_1} + OC_{pipa_2} + \dots + OC_{pipa_N}$
4. Berdasarkan asumsi bahwa kompresor terletak pada awal segmen, maka kompresor tersebut akan

mempengaruhi gas yang mengalir pada semua segmen, dengan demikian CIC dan $OCkomp$ dibagi ke tiap segmen dengan melakukan pembobotan berdasarkan panjang pipa.

$$CIC_i = \frac{L_i}{L_f} CIC$$

$$OCkomp_i = \frac{L_i}{L_f} OCkomp$$

dengan L_f adalah panjang total pipa.

5. Besar $Tollfee$ tiap segmen berdasarkan [6] adalah

$$Tf_i = \frac{CIPi + OCpipa_i + CIC_i + OCkomp_i}{Q_i(365)(1000)} \quad (14)$$

Metode Optimisasi

Berdasarkan penjelasan sebelumnya persamaan (11) dapat dipandang sebagai fungsi objektif biaya, sedangkan persamaan (12) dan persamaan (13) masing-masing merupakan fungsi kendala panhandle A dan penhandle B. Dengan demikian permasalahan kita adalah meminimumkan fungsi objektif biaya terhadap fungsi biaya. Dalam bagian ini dibahas metode yang digunakan untuk proses optimisasi dimaksud.

1. Penurunan Metode Optimasi

Berdasarkan [2], misalkan kita mempunyai fungsi objektif $C(x)$ dengan fungsi kendala $W_i(x)$, untuk $i = 1, 2, \dots, M$. Nilai minimum dari fungsi $C(x)$ yang memenuhi $W_i(x) = 0$ dicapai pada titik $U(T) = x^*$; yaitu suatu titik yang diperoleh ketika kurva ketinggian fungsi $C(x)$ bersinggungan dengan fungsi kendala $W_i(x) = 0$. Untuk memperoleh titik tersebut kita memulai proses pengotimasian dari titik $U(0) = x_0$; yaitu suatu titik yang juga memenuhi kendala $W_i(x) = 0$.

Untuk sampai pada titik $U(T) = x^*$ kita setiap langkah kita haruslah memenuhi $W_i(x) = 0$, dengan kata lain setiap titik yang diperoleh harus memenuhi $W_i(x) = 0$: Untuk mencapai kondisi ini setiap arah gerak harus menyinggung $W_i(x) = 0$. Arah gerak ini yang kita sebut Ut yang berbentuk:

$$Ut = -\nabla C(x) + \sum_{j=1}^M \alpha_j \nabla W_j(x) \quad (15)$$

dengan α_j adalah suatu nilai tertentu dan t adalah parameter iterasi.

Ut juga merupakan kombinasi linier dari $\nabla C(x)$ dan $\nabla W_i(x)$, $i = 1, 2, \dots, M$. Agar selalu menyinggung fungsi kendala $W_i(x) = 0$, haruslah pada $W_i(x) = 0$ berlaku:

$$\begin{aligned} \frac{dW_i}{dt} &= \nabla W_i \circ Ut = 0 \\ &= \nabla W_i(x) \circ \left(-\nabla C(x) + \sum_{j=1}^M \alpha_j \nabla W_j(x) \right) \\ &= -\nabla W_i(x) \circ \nabla C(x) + \sum_{j=1}^M \alpha_j \nabla W_i(x) \circ \nabla W_j(x) = 0 \end{aligned}$$

sehingga

$$\sum_{j=1}^M \alpha_j \nabla W_i(x) \circ \nabla W_j(x) = \nabla W_i(x) \circ \nabla C(x) \quad (16)$$

Dengan demikian α_j dapat ditentukan sebagai berikut .

$$A\alpha = B$$

dimana

$$A = \begin{bmatrix} \nabla W_1 \circ \nabla W_1 & \nabla W_1 \circ \nabla W_2 & \dots & \nabla W_1 \circ \nabla W_N \\ \nabla W_2 \circ \nabla W_1 & \nabla W_2 \circ \nabla W_2 & \dots & \nabla W_2 \circ \nabla W_N \\ \vdots & \dots & \ddots & \vdots \\ \nabla W_N \circ \nabla W_1 & \nabla W_N \circ \nabla W_2 & \dots & \nabla W_N \circ \nabla W_N \end{bmatrix}$$

$$\alpha = \begin{bmatrix} \alpha_1 \\ \alpha_2 \\ \vdots \\ \alpha_N \end{bmatrix} \quad B = \begin{bmatrix} \nabla W_1 \circ \nabla C \\ \nabla W_2 \circ \nabla C \\ \vdots \\ \nabla W_N \circ \nabla C \end{bmatrix}$$

Dan dapat ditulis sebagai

$$\alpha = A^{-1} B$$

2. Metode Rangekutta Orde 4

Pandang Ut sebagai persamaan diferensial orde satu yang diketahui nilai awal $U(0) = x_0$: Dengan demikian kita mempunyai MNA yang berbentuk:

$$U(0) = x_0, \quad Ut = -\nabla C(x_k) + \sum_{j=1}^M \alpha_j \nabla W_j(x_k)$$

Dengan pendekatan numerik permasalahan diatas dapata diselesaikan dengan metode Rangekutta orde 4.

Dalam proses penyelesaiannya, metode ini digunakan untuk menghitung hampiran solusi pada titik-titik $x = x_1, x_2, \dots$ dengan $x_i = x_0 + ih$ dan h menyatakan ukuran langkah. Menurut [5], skema untuk menghampiri fungsi U pada $x_1 = x_0 + h$ adalah sebagai berikut:

$$U(x_1) = U(x_0) + (k_1 + 2k_2 + 2k_3 + k_4)/6$$

dengan

$$\begin{aligned} k_1 &= hf(x_0) \\ k_2 &= hf(x_0 + k_1/2) \\ k_3 &= hf(x_0 + k_2/2) \\ k_4 &= hf(x_0 + k_3) \end{aligned}$$

dimana

$$f(x_k) = -\nabla C(x_k) + \sum_{j=1}^M \alpha_j \nabla W_j(x_k)$$

Secara iteratif fungsi U dapat dihitung dititik x_2, x_3, \dots

HASIL DAN PEMBAHASAN

Implementasi dan Analisis Hasil Optimisasi

Model laju alir dan biaya, serta metode optimisasi yang diperoleh dari bagian sebelumnya akan diimplementasikan dalam suatu jaringan pipa transmisi gas dengan percabangan (lihat Gambar 1.) Dalam jaringan ini pada daerah C terdapat penambahan laju alir, akibat dari adanya tambahan gas yang bersumber di M. Dengan mengasumsikan bahwa segmen pipa dari M ke C tidak

diperhitungkan dalam proses optimisasi, secara keseluruhan terdapat 12 segmen pipa.

Dengan meredefinisikan beberapa variabel, model biaya tahunan dan model laju alir diperoleh dari bagian kedua. Kita mendefinisikan fungsi objektif biaya sebagai berikut:

$$C_{total} = \beta C_{IC} + C_{IP_i} + \beta.O_{Ckomp} + O_{Cpipa_i}$$

$$C_{IP_i} = \sum_{i=1}^{12} \frac{r(1+r)^n (1+Rp) C_p L_i^l d_i^m}{(1+r)^n - 1} \quad (17)$$

$$O_{Cpipa_i} = \sum_{i=1}^{12} \frac{r(1+r)^n (1+Rp) C_{fp} C_p L_i^l d_i^m}{(1+r)^n - 1}$$

$$Q_i = 0.000435 \left(\frac{T_b}{P_b}\right)^{1.07881} \left(\frac{P_{2i-1}^2 - P_{2i}^2}{T_i L_m Z}\right)^{0.53966} A_{2i} = 0 \quad (18)$$

$$A_{2i} = \left(\frac{1}{SGg_i}\right)^{0.46033} d_i^{2.618996} \left(\frac{1}{\mu_i}\right)^{0.076331}$$

sedangkan berdasarkan persamaan Penhandle B diperoleh

$$Q_i = 0.000737 \left(\frac{T_b}{P_b}\right)^{1.02} \left(\frac{P_{2i-1}^2 - P_{2i}^2}{T_i L_m Z}\right)^{0.50999} A_{2i} = 0 \quad (19)$$

$$A_{2i} = \left(\frac{1}{SGg_i}\right)^{0.49} d_i^{2.52998776} \left(\frac{1}{\mu_i}\right)^{0.01999}$$

dengan $i = 1, 2, 3, \dots, 12$

1. Asumsi Data

Data masukan yang dipakai dalam proses optimisasi ini adalah sebagai berikut :

Tabel 1. Data masukan yang berupa tetapan

Simbol	Keterangan	Nilai	Satuan
Z	faktor kompresibilitas gas	0.9	
T	Temperatur pipa	5500	Renkin
SGg	gravitasi gas standar	0.624	
Pb	Tekanan Dasar	14.73	psia
Tb	Temperatur Dasar	5200	Renkin
Ps	Tek. Gas sbml masuk	1000	psia
Bl	kompresor bearing losses	30	
Sl	seal losses	20	
Rp	fraksi biaya pemasangan dengan harga pipa	1.4	
Ep	ekponen adiabatik	0.9	
K	efisiensi kompresor	1.24	
Cfp	fraksi biaya tahunan investasi dengan operasi pipa	0.2	
Cp	harga pipa	0.569848	US\$/ft.in ch
Chp	harga kompresor	1500	US\$/hp
L	konstanta ketaklinieran harga dengan panjang pipa	1	
M	konstanta ketaklinieran harga dengan diameter pipa	1.428178	
N	jangka waktu pembayaran	20	
R	tingkat suku bunga tahunan	0.12	
Ce	biaya listrik	0.055	
Hy	jam operasi pertahun	8760	
Copkom p	fraksi biaya operasi selain listrik dengan biaya listrik kompresor	0.75	
B	konstanta ketaklinieran harga terhadap daya kompresor	1	

Sedangkan data dari jaringan pipa transmisi SMTJB adalah sebagai berikut:

Tabel 2. Data yang ada di lapangan

Segmen	Daerah	Panjang (Km)
1	A-B	39
2	B-C	23
3	C-D	19
4	D-E	17.15
5	E-F	13.2
6	F-G	10
7	G-H	11.5
8	H-I	7.9
9	I-J	10.5
10	J-K	13.2
11	K-L	19.2
12	G-Q	10.1

Dengan menggunakan asumsi data yang ada dan dengan menganggap temperatur pipa pada setiap segmen sama, maka terdapat 39 variabel optimisasi yaitu $\{d_1, \dots, d_{11}, P_1, \dots, P_{24}\}$ dengan P_1 adalah tekanan inlet setelah melewati kompresor dianggap sebagai tekanan di A, P_{22} sebagai tekanan outlet di L serta P_{24} adalah tekanan outlet di N .

2. Kondisi Awal

Dalam memilih kondisi awal $U(0) = x_0 = (d_1^0, \dots, d_{11}^0, P_1^0, \dots, P_{24}^0)$ haruslah memenuhi kendala $PA_i = 0$, dimana $i = 1, 2, \dots, 12$. Dan untuk menghindari perhitungan imajiner $P_{2i-1}^0 > P_{2i}^0$. Untuk memudahkan kita diberikan suatu metode khusus, yakni:

2.1. Metode Penarik

Dalam proses optimisasi menentukan kondisi awal x_0 sangat penting karena harus memenuhi persamaan kendala $PA_j(x_0) = 0$. Oleh karena itu diperlukan kiat khusus agar kondisi awal kita tidak perlu memenuhi persamaan kendala $PA_j(x_0)=0$, dengan menarik nilai awal tersebut ke kendala. Metode penarik berbentuk:

$$x_{k+1} = x_k - h_k \sum_{j=1}^M PA_j \nabla PA_j(x_k) \quad (20)$$

2.2. Kendala Tambahan

Telah diketahui bahwa kendala yang digunakan dalam model ini adalah Persamaan laju alir gas yang diturunkan berdasarkan persamaan panhandle A dan penhandle B. Namun karena tekanan inlet dan tekanan outlet ditetapkan maka ini dapat dijadikan sebagai kendala. Pada titik percabangan dimana terjadi penambahan laju alir, tekanan pada titik tersebut tidak terjadi perubahan, dalam hal laju alir mengalami penurunan tekanan yang keluar dari titik percabangan itu dianggap sama, sedangkan untuk titik pertemuan antar segmen tanpa percabangan tekanannya sama. Perlu diketahui pula dalam proses optimisasi tekanan yang diperoleh tidak boleh lebih besar dari tekanan maksimum pipa. Dengan demikian tekanan maksimum dalam pipa juga merupakan kendala. Dalam hal ini proses optimisasi akan berhenti jika tekanan telah melebihi tekanan maksimum pipa.

3. Hasil Optimisasi dan Analisis

Hasil optimisasi disini dibagi dalam dua kasus yakni yang pertama pada cabang keluaran yaitu titik G, laju alir gas yang keluar dari titik tersebut dibuat sama, sedangkan untuk kasus yang kedua dibuat tidak sama yaitu pada segmen 7 laju alirnya lebih besar dari segmen 12. Dalam kedua kasus ini tekanan di titik percabangan di anggap sama.

3.1. Kasus 1

Dalam kasus ini optimisasi menggunakan *flowrate* pada segmen 1 dan segmen 2, 1000 mmscfd, untuk segmen 3 sampai segmen 6, 1250 mmscfd, untuk segmen 7 sampai segmen 11, 625 mmscfd, dan segmen 12, 625 mmscfd. Selanjutnya $P_1 = 1500 \text{ psia}$; $P_{22} = 500 \text{ psia}$; dan $P_{24} = 400 \text{ psia}$. Hasil optimisasinya dapat dilihat dalam Tabel 3 dan Tabel 4.

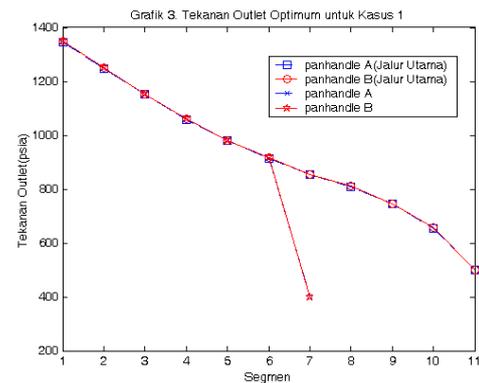
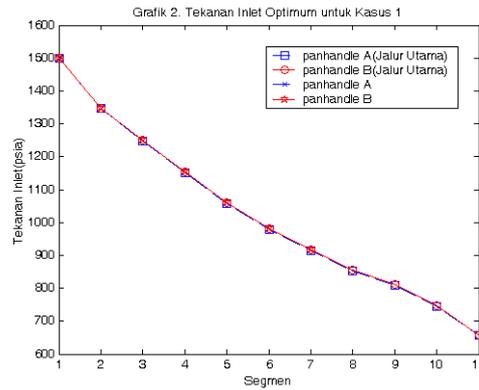
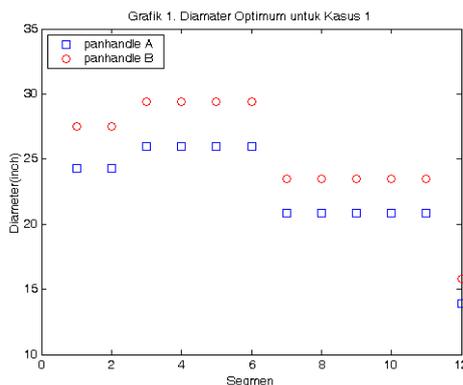
Tabel 3. Hasil Optimisasi Kasus 1, dengan kendala persamaan panhandle A

Seg	Diameter	P inlet	P outlet	Biaya (\$/ft.tbn)	Tollfee
1	24.287	1500.000	1346.690	47.283	0.0170
2	24.287	1346.690	1248.041		0.0100
3	25.940	1248.041	1151.643		0.0069
4	25.940	1151.643	1057.515		0.0062
5	25.940	1057.515	979.227		0.0048
6	25.940	979.227	915.675		0.0036
7	20.889	915.675	853.871		0.0074
8	20.889	853.871	808.790		0.0051
9	20.889	808.790	744.817		0.0067
10	20.889	744.817	655.909		0.0084
11	20.888	655.909	500.000		0.0123
12	13.934	915.675	400.000		0.0054
Total Tollfee					0.0939

Tabel 4. Hasil Optimisasi Kasus 1, dengan kendala persamaan panhandle B

Seg	Diameter	P inlet	P outlet	Biaya (\$/ft.tbn)	Tollfee
1	27.478	1500.000	1348.333	51.054	0.0184
2	27.478	1348.333	1250.441		0.0109
3	29.426	1250.441	1154.172		0.0075
4	29.426	1154.172	1059.901		0.0068
5	29.426	1059.901	981.276		0.0052
6	29.426	981.276	917.290		0.0040
7	23.502	917.290	855.600		0.0079
8	23.502	855.600	810.535		0.0054
9	23.502	810.535	746.480		0.0072
10	23.502	746.480	657.238		0.0090
11	23.502	657.238	500.000		0.013
12	15.825	917.290	400.000		0.0057
Total Tollfee					0.1011

Dalam bentuk grafik distribusi tekanan dan diameter pada setiap segmen adalah sebagai berikut:



Dari hasil yang diperoleh dari tabel maupun dari grafik terlihat bahwa pada jalur utama besar diameter optimal bergantung pada laju alirnya. Jika segmen mempunyai laju alir yang sama maka diameter optimum dari segmen tersebut juga sama. Seperti dalam tabel maupun grafik untuk segmen 1 dan segmen 2, dimana laju alirnya sama yakni 1000 mmscfd, diameter optimumnya sama yaitu 24.287 inch untuk optimisasi dengan panhandle A dan 27.678 inch bila optimisasi dengan panhandle B. Untuk segmen 3 sampai segmen 6 dengan laju alir 1250 mmscfd juga mempunyai diameter optimum yang sama, demikian pula untuk segmen 7 sampai segmen 11 dengan laju alir 625 mmscfd. Namun pada segmen percabangan yakni segmen 12 walaupun laju alir di segmen tersebut sama dengan di segmen 7, terlihat bahwa diameter optimum cukup kecil hal ini karena panjang segmen tersebut pendek dan tekanan outputnya ditetapkan kecil.

Untuk distribusi tekanan, terlihat bahwa tekanan terus turun di setiap segmen untuk jalur utama maupun percabangan. Dari Grafik 2. dan Grafik 3. tekanan *inlet* maupun tekanan *outlet* untuk setiap segmen tidak terdapat perbedaan yang signifikan bila optimasi dilakukan dengan kendala panhandle A dan panhandle B. Hal ini karena telah ditetapkan terlebih dahulu tekanan *inlet* dan tekanan *outlet* dari jaringan pipa.

3.2 Kasus 2

Optimisasi di sini menggunakan *flowrate* pada segmen ke 1 dan 2, 1000 mmscfd, untuk segmen 3 sampai segmen 6, 1250 mmscfd, untuk segmen 7 sampai segmen 11, 750 mmscfd, dan untuk segmen 12, 500 mmscfd. Selanjutnya $P_1 = 1500 \text{ psia}$; $P_{22} = 500 \text{ psia}$; dan $P_{24} =$

400 psia. Hasil dari optimisasi tersebut dapat dilihat dalam Tabel 5 dan Tabel 6.

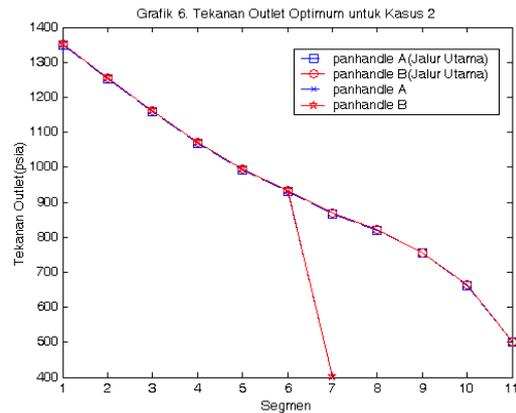
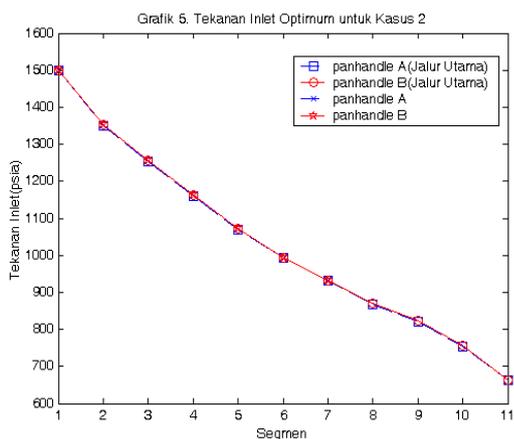
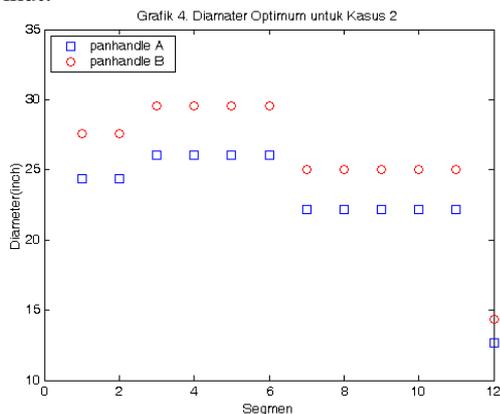
Tabel 5. Hasil Optimisasi Kasus 2, dengan kendala persamaan panhandle A

Seg	Diameter	P inlet	P outlet	Biaya (\$/ft.thn)	Tollfee
1	24.388	1500.000	1349.908	47.790	0.0171
2	24.388	1349.908	1253.532		0.0101
3	26.048	1253.532	1159.554		0.0069
4	26.048	1159.554	1068.030		0.0063
5	26.048	1068.030	992.138		0.0048
6	26.048	992.138	930.722		0.0036
7	22.185	930.722	866.999		0.0063
8	22.185	866.999	820.478		0.0044
9	22.185	820.478	754.384		0.0058
10	22.185	754.384	662.331		0.0073
11	22.185	662.331	500.000		0.0106
12	12.692	930.722	400.000		0.0065
Total Tollfee					0.0897

Tabel 6. Hasil Optimisasi Kasus 2, dengan kendala persamaan panhandle B

Seg	Diameter	P inlet	P outlet	Biaya (\$/ft.thn)	Tollfee
1	27.593	1500.000	1351.626	51.675	0.0185
2	27.594	1351.626	1256.074		0.0109
3	29.549	1256.074	1162.317		0.0076
4	29.549	1162.317	1070.764		0.0068
5	29.549	1070.764	994.651		0.0053
6	29.549	994.651	932.916		0.0040
7	25.017	932.916	869.258		0.0068
8	25.017	869.258	822.709		0.0047
9	25.017	822.709	756.464		0.0062
10	25.017	756.464	663.961		0.0078
11	25.017	663.961	500.000		0.0114
12	14.369	932.916	400.000		0.0068
Total Tollfee					0.0967

Dalam bentuk grafik distribusi tekanan dan diameter pada setiap segmen dalam kasus ini adalah sebagai berikut:



Dari hasil yang ditampilkan dalam tabel dan grafik dalam kasus di sini, sama halnya dengan kasus sebelumnya terlihat bahwa optimisasi dengan menggunakan kendala, panhandle A lebih baik dari hasil optimisasi dengan menggunakan kendala panhandle B masih tetap lebih baik. Dalam tabel terlihat bahwa pada jalur utama pun, diameter pipa akan sama, jika laju alir dalam pipa tersebut sama.

Dalam kasus ini terlihat bahwa bila segmen 12 dikurangi laju alirnya dan segmen 7 sampai segmen 11 ditambah laju alirnya maka, diameter optimum di segmen 12 akan mengecil sedangkan diameter optimum di segmen 7 sampai 11 akan membesar. Sedangkan untuk jalur lainnya tidak terjadi perubahan yang signifikan. Sama halnya dengan kasus sebelumnya dari grafik 5, dan grafik 6, terlihat bahwa tekanan inlet maupun tekanan outlet dari setiap segmen cenderung sama, baik untuk optimisasi dengan kendala panhandle A maupun panhandle B.

KESIMPULAN DAN SARAN

Kesimpulan

Berdasarkan hasil pembahasan dari bab-bab sebelumnya dapat disimpulkan bahwa

1. Diameter pipa optimum untuk optimisasi dengan kendala panhandle A lebih kecil dibandingkan dengan bila optimisasi dengan kendala panhandle B.
2. Titik percabangan berpengaruh dalam proses optimisasi ini. Karena pada titik percabangan tersebut terjadi penambahan maupun pengurangan laju alir
3. Dengan laju alir yang sama diameter pipa belum tentu sama hal ini karena pengaruh tekanan dan panjang pipa.
4. Distribusi tekanan inlet maupun tekanan outlet dalam setiap segmen pipa sama, untuk optimisasi dengan kendala panhandle A maupun panhandle B
5. Akibat dari 1 dan 4 maka optimisasi dengan kendala panhandle A menghasilkan biaya yang lebih kecil dari optimisasi dengan kendala panhandle B.

Saran

1. Hasil yang ditampilkan dalam tulisan ini hanya terdiri dari dua kasus saja. Sebenarnya masih dapat dikembangkan ke berbagai kasus dengan variasi laju alir, tekanan inlet, dan tekanan outlet hanya saja

dibutuhkan cukup lama waktu untuk proses optimisasi. Dengan demikian diharapkan akan dilakukan proses optimisasi dengan berbagai variasi tersebut dikemudian hari.

2. Dalam melakukan proses optimisasi dengan menggunakan MATLAB dibutuhkan cukup lama waktu agar hasil dapat ditampilkan, hal ini mungkin karena keterbatasan dari penulis ataupun mungkin karena keterbatasan dari MATLAB, oleh karena itu disarankan agar proses optimisasi ini dapat dikerjakan dengan program lain dikemudian hari.
3. Tampilan program untuk permasalahan ini juga belumlah baik, masih diperlukan perbaikan-perbaikan yang lebih. Dengan demikian penulis berharap agar tampilan program ini pun dapat diperbaiki kemudian.

DAFTAR PUSTAKA

- Ikoku, Chi. U, *Natural Gas Production Engineering*, John Wiley and Sons Inc., New York 1984.
- Rao S.S, *Optimization Theory and Application*, 2nd ed, Wiley Eastern Limited, 1989.
- Mochamad Apri., *Model Biaya Total Jaringan Pipa Transmisi Gas dan Optimasinya*, Departemen Matematika ITB Bandung, Tugas Akhir, 2002.
- Mucharam, L., Hartono, A. B, Model untuk Penentuan Diameter Optimum Pipa Transmisi Gas dengan Model Waymouth, Panhandle A, Panhandle B dan Blasius, JTM-FIKTM-ITB Vol VII No. 4, 2000
- OPPINET, Final Result- March 2002, *Optimization on Gas and Transmission & Distribution Pipeline Network*, Center for Research on the Application and Advancement of Mathematics- P4M ITB.
- Matthews, John H., *Numerical Methods for Mathematics, Science and Engineering*, 2nd ed, Prentice hall, Englewood Cliffs, New Jersey 1992.
- Arsegianto, Suwono E., Apri Mochamad., *Non-Linear Optimization Model for Gas Transmission System: A Case of Grissik-Duri Pipeline*, SPE International, 2003.