

# **UNIVERSITAS INDONESIA**

# ANALISIS KEEKONOMIAN JARINGAN PIPA TRANSMISI GAS LABUHAN MARINGGAI KE MUARA BEKASI MELALUI JALUR LEPAS PANTAI

# **SKRIPSI**

# SONNY DWI SEPTIANTO 0806368881

FAKULTAS TEKNIK
DEPARTEMEN TEKNIK MESIN
DEPOK
JUNI 2011



# **UNIVERSITAS INDONESIA**

# ANALISIS KEEKONOMIAN JARINGAN PIPA TRANSMISI GAS LABUHAN MARINGGAI KE MUARA BEKASI MELALUI JALUR LEPAS PANTAI

# **SKRIPSI**

Diajukan sebagai salah satu syarat untuk memperoleh gelar Sarjana Teknik

# SONNY DWI SEPTIANTO 0806368881

FAKULTAS TEKNIK

DEPARTEMEN TEKNIK MESIN

PROGRAM PENDIDIKAN SARJANA EKSTENSI

DEPOK

JUNI 2011

# HALAMAN PERNYATAAN ORISINALITAS

Skripsi ini adalah hasil karya saya sendiri, dan semua sumber baik yang dikutip maupun dirujuk telah saya nyatakan dengan benar.

Nama: Sonny Dwi Septianto

NPM: 0806368881

Tanda Tangan :

Tanggal: 13 Juni 2011

Universitas Indonesia

# HALAMAN PENGESAHAN

Skripsi ini diajukan oleh:

Nama

: Sonny Dwi Septianto

**NPM** 

: 0806368881

Program Studi: Teknik Mesin

Judul Skripsi : Analisis Keekonomian Jaringan Pipa Transmisi Gas

Labuhan Maringgai ke Muara Bekasi Melalui Jalur Lepas Pantai

Telah berhasil dipertahankan di hadapan Dewan Penguji dan diterima sebagai bagian persyaratan yang diperlukan untuk memperoleh gelar Sarjana Teknik pada Program Studi Teknik Mesin, Fakultas Teknik, Universitas Indonesia.

#### **DEWAN PENGUJI**

Pembimbing: Prof. Dr. Budiarso, M.Eng

Penguji I : Dr. Ir. Harinaldi, M.Eng

: Ir. Warjito, M.Eng, Phd. Penguji II

: Prof. Dr. Ir. Yanuar, M.Eng Penguji III

Ditetapkan di : Depok

. 12 JULI 2011. Tanggal

# **KATA PENGANTAR**

Puji syukur saya panjatkan kepada Tuhan Yang Maha Esa, karena atas berkat dan rahmat-Nya, saya dapat menyelesaikan skripsi ini. Penulisan skripsi ini dilakukan dalam rangka memenuhi salah satu syarat untuk mencapai gelar Sarjana Teknik Jurusan Teknik Mesin pada Fakultas Teknik Universitas Indonesia. Saya menyadari bahwa, tanpa bantuan dan bimbingan dari berbagai pihak, dari masa perkuliahan sampai pada penyusunan skripsi ini, sangatlah sulit bagi saya untuk menyelesaikan skripsi ini. Oleh karena itu, saya mengucapkan terima kasih kepada:

- 1. Prof. Dr. Ir. Budiarso, M.Eng, selaku dosen pembimbing yang telah menyediakan waktu, tenaga, dan pikiran untuk mengarahkan saya dalam penyusunan skripsi ini;
- 2. Orang tua dan keluarga saya yang telah memberikan bantuan dukungan material dan moral; dan
- 3. Sahabat yang telah banyak membantu saya dalam menyelesaikan skripsi ini.

Akhir kata, saya berharap Tuhan Yang Maha Esa berkenan membalas segala kebaikan semua pihak yang telah membantu. Semoga skripsi ini membawa manfaat bagi pengembangan ilmu.

Depok, 13 Juni 2011

Penulis

# HALAMAN PERNYATAAN PERSETUJUAN PUBLIKASI TUGAS AKHIR UNTUK KEPENTINGAN AKADEMIS

Sebagai sivitas akademik Universitas Indonesia, saya yang bertanda tangan di bawah

ini:

Nama : Sonny Dwi Septianto

NPM : 0806368881

Program Studi : Sarjana Ekstensi

Departemen : Teknik Mesin

Fakultas : Teknik

Jenis Karya : Skripsi

demi pengembangan ilmu pengetahuan, menyetujui untuk memberikan kepada Universitas Indonesia Hak Bebas Royalti Noneksklusif (Non-exclusive Royalty-Free Right) atas karya ilmiah saya yang berjudul:

# "ANALISIS KEEKONOMIAN JARINGAN PIPA TRANSMISI GAS LABUHAN MARINGGAI KE MUARA BEKASI MELALUI JALUR LEPAS PANTAI"

beserta perangkat yang ada (jika diperlukan). Dengan Hak Bebas Royalti Noneksklusif ini Universitas Indonesia berhak menyimpan, mengalih media/formatkan, mengelola dalam bentuk pangkalan data (*database*), merawat, dan memublikasikan tugas akhir saya selama tetap mencantumkan nama saya sebagai penulis/pencipta dan sebagai pemilik Hak Cipta.

Demikian pernyataan ini saya buat dengan sebenarnya.

Dibuat di: Depok

Pada tanggal: 13 Juni 2011

Yang menyatakan:

(Sonny Dwi Septianto)

Universitas Indonesia

#### **ABSTRAK**

Perhitungan optimasi digunakan sebagai data dasar dalam analisis keekonomian, untuk memberikan gambaran seluruh biaya selama investasi. Dan juga manfaat yang diperoleh selama investasi, pajak dan tingkat pengembalian, baik tingkat pengembalian internal IRR maupun tingkat pengembalian minimum MARR. Kemudian ditutup dengan perbandingan manfaat terhadap biaya B/C, sebagai kesimpulan layak atau tidaknya proyek tersebut dikerjakan.

Kata kunci; offshore pipeline design, optimasi, biaya investasi, manfaat, IRR, MARR, B/C.

# **ABSTRACT**

Optimization calculations are used as basic data in economic analysis, to presents of all costs for investment. And also the benefits for investment, and tax returns, whether internal rate of return IRR and on a minimum rate of return MARR. Then closed with a benefit cost ratio B / C, as a conclusion whether this project is feasible.

Key words; offshore pipeline design, optimation, investation cost, benefit, IRR, MARR, B/C.

# Daftar Isi

Singkatan	xii
Simbol-simbol	xii
Simbol-simbol Dengan Huruf Yunani	xiv
BAB I	1
PENDAHULUAN	1
1.1. Latar Belakang	1
1.2. Ruang Lingkup Permasalahan	3
1.3. Batasan Masalah	6
1.4. Tujuan Penulisan	6
1.5. Metode Penyelesaian	7
BAB II	8
TEORI DAN ANALISIS DIMENSI PIPA	8
2.1. Gambaran Umum Jaringan Pipa	8
2.2. Parameter Desain Dimensi Pipa	11
2.3. Aliran dalam Pipa	14
2.4. Dimensi Pipa	
2.5. Kestabilan Pipa Bawah Laut	23
BAB III	41
OPTIMASI DAN ANALISIS KEEKONOMIAN	41
JARINGAN PIPA	41
3.1. OPTIMASI	41
3.1.1. Umum	41
3.1.2. Prosedur Optimasi	41
3.1.3. Fungsi-fungsi yang Digunakan	
3.2. ANALISIS KEEKONOMIAN	

a.	Tingkat Pengembalian Internal (Internal Rate Of Return)	. 52
b.	Net Present Value (NPV)	. 53
c.	Tingkat Pengembalian Minimum Yang Diinginkan (Most Attract Rat	e of
Ret	urn/MARR)	. 53
d.	Perbandingan Manfaat Terhadap Biaya (Benefit/Cost Ratio)	. 54
e.	Biaya Operasional	. 55
f.	Biaya Bunga	. 56
g.	Biaya Depresiasi	. 56
h.	Tingkat Diskonto	
i.	Analisis Resiko	. 57
BAB	IV	. 58
ANA	LISIS OPTIMASI DAN KEEKONOMIAN	. 58
4.1	Optimasi Dimensi Jaringan Pipa	. 58
4.2	Analasis Keekonomian	. 66
1	. Analisis Bill of Quantity	. 66
2	2. Analisis Rekapitulasi Capital Expanditure (Capex)	. 68
3	Analisis Rekapitulasi Operational Expanditure (Opex)	. 70
4	Analisis Rekapitulasi Depresiasi (Metode Double Declining Balan 72	nce)
5	Skema Pembagian Produksi Pemerintah – PGN	. 74
6	6. Rekapitulasi Aliran Kas	. 76
BAB	V	. 81
KESI	MPULAN DAN SARAN	. 81
5.1	. Optimasi Dimensi Jaringan Pipa	. 81
5.2	. Analisis Keekonomian Jaringan Pipa	. 82
Dafta	r Referensi	. 83

Lampiran 1 Analisis Stabilitas Jaringan Pipa Transmisi Gas Labuhan Maringgai
ke Muara Bekasi 85
Daftar Gambar
Gambar 1.1 Jalur Pipa Transmisi Gas SSWJ II (Sumber: PGN 2009)
Gambar 1.2 Diagram alir analisis keekonomian proyek jaringan pipa distribusi gas
Gambar 2.1 Klasifikasi <i>offshsore pipeline</i> berdasarkan fungsinya
Gambar 2.2 Seamless <i>pipeline</i>
Gambar 2.3 Electric Resistance Welded pipeline
Gambar 2.4 Proses pabrikasi pipa yang dilas spiral
Gambar 2.5 Aliran hidrodinamik disekitar pipa (sumber: Subsea Pipelines &
Riser, Y.Bai et.al,El Sevier 2005)24
Gambar 2.6 Gaya-gaya hidrodinamik pada pipa (Y.Bai et.al, 2005)25
Gambar 2.7 Penampang Lapisan Pipa
Gambar 2.8 Ilustrasi pusaran (Vortex Shedding) yang terjadi disekitar pipeline
(A.H. Mouselli, 1981)
Gambar 2.9 Grafik variasi Bilangan Strouhal terhadap Bilangan Reynolds 31
(A.H. Mouselli, 1981)31
Gambar 2.10 Grafik variasi Bilangan Strouhal terhadap Koefisien Hambat (A.H.
Mouselli, 1981)
Gambar 2.11 Macam-macam Buckling Pipa (A.H. Mouselli, 1981)
Gambar 2.12 Ilustrasi deformasi yang akan terjadi ketika pipa melalui palung $39$
Gambar 2.13 Ilustrasi deformasi yang akan terjadi ketika pipa melalui gundukan
Gambar 3.1. Diagram alir analisis keekonomian proyek jaringan pipa distribusi
gas
Gambar 4.1 Skema pembagian hasil produksi antara Pemerintah - PT. PGN 75

# **Daftar Tabel**

Tabel 2.1 Disain Faktor Klasifikasi Lokasi	. 19
Tabel 2.2 Faktor Temperatur Derating	. 19
Tabel 2.3 Faktor Penyambungan Longitudinal	. 20
Tabel 2.4 Hubungan Bilangan Reynolds dengan $C_D$ , $C_L$ , dan $C_M$	27
Tabel 2.5 Koefisien gesek berdasarkan tipe tanah	. 28
Tabel 4.1 Kasus yang Dianalisis.	. 59
Tabel 4.2 Rekapitulasi Nilai w	. 63
Tabel 4.3 Rekapitulasi nilai U	. 64
Tabel 4.4 Resume Analisis Optimasi Dengan Asumsi Diameter Berbeda	65
Tabel 4.5 Bill of Quantity	66
Tabel 4.6 Rekapitulasi <i>Capital Expanditure</i>	. 68
Tabel 4.7 Rekapitulasi Opertional Expanditure	.70
Tabel 4.8 Rekapitulasi Depresiasi (metode double declining balance)	. 72
Tabel 4.9 Rekapitulasi aliran kas	. 77
Tabel 5.1 Kesimpulan hasil optimasi dimensi terhadap	
debit aliran fluida dalam pipa	. 81
Tabel 5.2 Kesimpulan analisis keekonomian terhadan optimasi dimensi pipa	82

# **DAFTAR SINGKATAN & SIMBOL**

<u>Singkatan</u>		
Capex	Capital expanditure	[\$MM]
IRR	Internal rate of return	[%]
MARR	Minimum attractive rate of return	[%]
Opex	Operational expanditure	[\$MM]
SMYS	specified minimum yield strength	$[kg/mm^2]$
Simbol-simbol		
a	Amplitudo gelombang	[m]
$a_p$	Konstanta Phillips'	-
В	Buoyancy	[N]
B/C	Perbandingan manfaat dengan biaya	-
С	faktor kondisi pipa	A
C	Konstanta kondisi pipa	4
$C_{M}$	Koefisien inersia	<i>4</i>
D	Diameter luar nominal	[inch]
d	Kedalaman perairan	[m]
e	Kekasaran material	[m]
Е	Faktor penyambungan longitudinal	-
EI	Kekakuan pipa	$[Nm^2]$
$f_{ m n}$	Frekuensi natural pipa	[cps]
$f_{ m s}$	Frekuensi vortex shedding	[cps]
$f_0$	Faktor <i>collapse</i>	-
F	Faktor klasifikasi lokasi	-
$F_D$	Gaya hambat ( <i>drag force</i> )	[N]
$F_i$	Gaya inersia	[N]
$F_r$	Gaya tahan lateral	[N]
g	percepatan gravitasi	$[kg.m/s^2]$

# **Universitas Indonesia**

Parameter cacat pipa

Specific gravity

 $g_{p}$ 

G

Н	Tinggi gelombang	[m]
i	bunga	[%]
I	Momen inersia	$[m^4]$
j	Faktor koreksi beda tinggi	-
$k_{i}$	Hubungan disperse laut dalam	-
L	Panjang gelombang	[m]
$L_{e}$	Panjang efektif pipa	[m]
M	Kombinasi massa pipa dan massa tambahan	[kg]
N	Lama investasi	[tahun]
$N_p$	Jumlah variabel dalam persamaan	-
$P_{avg}$	Tekanan rata-rata	[psig]
$P_b$	Takanan dasar	[psig]
P <sub>c</sub>	Tekanan kritis buckling	[psig]
$P_d$	Disain tekanan internal	[psig]
Pe	Tekanan eksternal	[psig]
P <sub>el</sub>	Batas tekanan eksternal	[psig]
$P_p$	Tekanan penyebaran	[psig]
P'y	Tekanan leleh material terkoreksi	[psig]
$P_1$	Tekanan pada titik tinjau 1 (upstream)	[psig]
P <sub>2</sub>	Tekanan pada titik tinjau 2 (downstream)	[psig]
r	radius	[mm]
R	pengembalian (revenue)	[\$MM]
S	Bilangan Strouhal	-
$S_{y}$	Tegangan leleh pipa	$[N/m^2]$
$T_{op}$	Temperatur Operasi	[Celcius]
T	Faktor derating Temperatur	-
$T_p$	Term persamaan	-
t	Waktu	[detik]
$t_a$	Tebal dinding (wall thickness) yang diijinkan	[mm]
$t_{nom}$	Tebal dinding nominal	[mm]
$T_a$	Aksial tension	[kg]
$T_y$	Yield tension	[kg]

$U_{e}$	Kecepatan efektif partikel air	[m/s]
V	Viskositas kinematik	-
W	Berat total pipa dalam air	[N]
$W_c$	Berat coating	[N]
$\mathbf{W}_f$	Berat fluida dalam pipa	[N]
$W_{h}$	Berat total pipa yang dipindahkan oleh air laut	[N]
$W_s$	Berat efektif pipa	[N]
$W_{\rm w}$	Berat lapisan beton dalam air	[N]
X	perambatan panjang gelombang	[m]

# Simbol-simbol Dengan Huruf Yunani

α	Sudut fasa	[radian]
γ	Parameter puncak JONSWAP	·
$\epsilon_{\rm b}$	Regangan tekuk	-
$\varepsilon_{\mathrm{B}}$	Regangan tekuk akibat gagal buckling	/
$\delta_0$	Insial diameter	[mm]
ω	Frekuensi angular	[rad/s]
$\omega_{p}$	Frekuensi angular puncak spectral	[rad/s]
$\Delta \omega$	Selisish konstanta antara frekuensi suksesif	7
σ	Parameter lebar spectral	-
θ	Sudut kemiringan permukaan dasar laut	[deg]
μ	Koefisien Gesek	-
$\mu_{\mathrm{s}}$	Koefisien kekasaran dasar laut	-
υ	Poisson's ratio	-
ρ	density fluida dalam pipa	$[kg/m^3]$
$\rho_{c}$	density coating pipa	$[kg/m^3]$
$\rho_{laut}$	density air laut	$[kg/m^3]$
$ ho_{\mathrm{s}}$	density baja	$[kg/m^3]$

#### **BABI**

#### **PENDAHULUAN**

## 1.1.Latar Belakang

Keberadaan BBM sebagai rantai energi telah mencapai titik kritis yang sejak cadangannya semakin menipis karena eksplorasi secara besar-besaran. Tingkat ketergantungan yang tinggi akan sumber bahan bakar ini memaksa Indonesia harus mengimpor lebih banyak lagi BBM, tentu, dengan harga yang lebih tinggi. Hal inilah yang mendorong pencarian energi alternatif sebagai pengganti BBM guna mencegah adanya krisis energi lebih lanjut. Gas alam adalah sumber energi pengganti terbaik bagi BBM. Karena sifatnya ramah lingkungan, dan harga yang ditawarkan lebih murah dibandingkan dengan BBM.

Hal ini berimbas pada perusahaan pembangkit listrik yang beroperasi dengan menggunakan bahan bakar solar (diesel). Pembangkit Listrik Tenaga Gas Muara Tawar merupakan bagian dari pembangkit listrik yang mensuplai kebutuhan listrik Jawa-Bali dengan kapasitas 920 MW yang awalnya beroperasi menggunakan bahan bakar solar. Dengan kenaikan harga bahan bakar minyak dunia, dan menipisnya cadangan minyak di Indonesia, membuat pembangkit ini mengalihkan sebagian operasinya dengan bahan bakar gas.

Jaringan pipa transmisi SSWJ II ini dirancang melintasi Sumatera Selatan– Jawa Barat, adalah jawaban atas naiknya permintaan gas dalam jumlah besar bagi pembangkit ini demi ketersediaan energi listrik.



Perancangan jaringan pipa transmisi dilakukan untuk mensuplai gas alam dari Conoco Philips *Gas Plant* Grissik, yang berada di Sumatera Selatan menuju Pembangkit Listrik Muara Tawar, di Bekasi Jawa Barat.

Pemilihan jalur lepas pantai ini dipilih karena tidak ada alternatif lain untuk mensuplai gas secara menerus yang lebih murah dan tidak terpengaruh terhadap cuaca selain dengan pipa bawah laut.

Kondisi desain untuk laut dangkal menjadi kondisi desain laut dalam memerlukan beberapa perhitungan parameter tertentu, diantaranya *external pressure*, *material grade*, *fatigue* dan *geo-hazards*. Disamping itu, proses instalasi, kondisi operasi dan aspek pemeliharaan perlu diperhitungkan berkenaan dengan penambahan kedalaman laut yang sangat signifikan.

Analisis dimensi dan kehandalan jaringan pipa dibuat untuk menentukan parameter tujuan yang akan dicapai. Sebab dimensi sangat berpengaruh terhadap jumlah aliran rata-rata sesuai dengan permintaan pada daerah yang akan dituju, seiring dengan jumlah tekanan rencana demi terjaganya kehandalan jaringan pipa transmisi sesuai dengan yang direncanakan.

Permasalahan selanjutnya adalah penilaian jaringan pipa transmisi tersebut dari sisi ekonominya. Penilaian ini dilakukan untuk mengetahui seberapa besar dana yang akan dikeluarkan untuk membuat jaringan pipa transmisi ini,

#### Universitas Indonesia

sebab proyek seperti ini akan memakan biaya yang sangat besar. Sehingga apabila dilaksanakan perlu adanya keseimbangan aliran dana, jangan sampai apa yang telah diinvestasikan dalam proyek tersebut tidak dapat kembali sesuai dengan apa yang diharapkan.

Penting untuk dicatat, pembangunan proyek seperti ini melibatkan investor yang akan menanamkan modalnya. Sehingga tidak semata membutuhkan analisis teknis, tetapi juga analisis keekonomian. karena dua faktor mendasar yang ingin diketahui oleh seorang investor, pertama dia ingin mengetahui apakah proyek, tempat dimana dia berinvestasi, itu menguntungkan atau tidak. Kemudian pertanyaan selanjutnya adalah, anggap saja proyek tersebut menguntungkan, berapa lamakah modal yang digunakannya dalam berinvestasi akan kembali.

Pada perhitungan kelayakan keekonomian menggunakan dua jenis analisis, yaitu analisis mikro dan analisis makro. Analisis mikro mencakup tingkat pengembalian internal (*Internal Rate Of Return*), net present value (NPV), dan tingkat pengembalian minimum yang diinginkan (Most Attract Rate of Return/MARR). Ketiga faktor tersebut dijadikan dasar kelayakan dalam berinvestasi pada harga toll fee (dalam konteks ini adalah harga yang terbentuk pada saat fluida yang akan dijual mengalir dalam jaringan pipa). Sedangkan tinjauan analisis makro dilakukan dengan meninjau perbandingan manfaat terhadap biaya (*Benefit/Cost Ratio*).

#### 1.2.Ruang Lingkup Permasalahan

Dalam laporan studi ini, penulis akan membahas analisis keekonomian jalur pipa tansmisi gas Labuhan Maringgai-Muara Bekasi. Dengan cara membandingkan diameter nominal, ketebalan dinding pipa yang paling efisien terhadap debit yang dihasilkan, dan anlisis pengecekan terhadap stabilitas pipa terhadap gelombang pada saat pipa tersebut berada di dasar laut. Kemudian menentukan estimasi Capex dan Opex pada jalur pipa yang telah ditentukan, sehingga didapatkan estimasi investasinya.

Untuk itu diperlukan analisis-analisis penunjang seperti :

1 Perhitungan awal disain

Perhitungan awal disain ini meliputi penentuan diameter, ketebalan dinding pipa (*wall thickness*) dan pengecekan terhadap *buckling* selama pipa tersebut diinstal dan diopersikan.

2 Analisis stabilitas pipa yang direncanakan.

Pada analisis ini nantinya dihasilkan apakah pipa tersebut cukup stabil atau tidak selama masa operasi nanti. Dengan tujuan, apakah pipa tersebut memerlukan pemberat seperti halnya *concrete coating* ataukah cukup stabil tanpanya.

3 Analisis estimasi biaya *Capex* 

Analisis estimasi biaya *Capex* ini meliputi estimasi biaya pekerjaan perencanaan yang akan dilakukan oleh konsultan teknis dan dilanjutkan dengan perhitungan biaya pekerjaan instalasi jalur pipa oleh kontraktor yang merujuk pada cakupan pekerjaan, *Material Take Off*, Spesifikasi material, penawaran dari vendor, dan pekerjaan *commissioning* dan *decommissioning*.

#### 4 Analisis estimasi biaya *Opex*

Analisis estimasi biaya *Opex* mencakup biaya operasional, yaitu berdasarkan biaya langsung seperti pengeluaran dari gaji pegawai, bahan bakar untuk operasional instalasi, *royalty*, biaya pemeliharaan selama jalur pipa ini digunakan dan biaya tak langsung seperti biaya *overhead*.

Analisis Metode Pengembalian Internal (*Internal Rate of Return*)

Pada analisis tingkat pengembalian internal ini, nantinya dapat menentukan berapa tingkat pengembalian yang paling menarik (*Minimum Attractive Rate of Return*) dari proyek selama masa operasionalnya dengan disesuaikan terhadap rasio tingkat suku bunga.

# 6 Analisis *Benefit/Cost* (B/C)

Dari analisis-analisis di atas, akan terlihat berapa biaya perencanaan, konstruksi & instalasi, juga biaya operasional & maintenance sesuai dengan umur rencana jalur pipa tersebut. kemudian dianalisis perbandingan antara keuntungan (benefit) dan biaya (cost). Tujuan analisis ini adalah untuk menghasilkan seberapa besar perbandingan diantara keduanya yang akhirnya kita dapat menarik kesimpulan apakah proyek tersebut layak dikerjakan, dengan syarat mengikuti seluruh spesifikasi teknik seperti merujuk pada data penunjang. apabila perbandingan antara keuntungan (benefit) dan biaya (cost) lebih besar dari 1 (satu), maka proyek dengan spesifikasi teknik tersebut, akan digunakan sebagai dasar perencanaan dan pembangunan lebih lanjut.

Untuk menganalisis semua lingkup dalam skripsi ini digunakan metode iterasi, terhadap properti pipa dengan menggunakan *Microsoft excel* dan *software* penunjang lainnya, sesuai dengan langkah-langkah yang telah ditentukan di atas.

Yang akhirnya kita mampu menarik kesimpulan mengenai keekonomian dari jalur pipa yang akan dikerjakan.

#### 1.3. Batasan Masalah

Mengingat kompleksnya permasalahan dan keterbatasan waktu untuk menyelesaikan tugas ini, maka pembatasan masalah dan penggunaan asumsi dalam menganalisis, perhitungan keekonomian jalur pipa transmisi gas Labuhan Maringgai–Muara Bekasi melalui jalur lepas pantai, agar pembahasan lebih terarah.

Adapun batasan dan asumsi masalah dalam skripsi ini adalah sebagai berikut:

- 1 Sumber suplai gas diperoleh dari pipa transmisi utama Sumatera Selatan-Jawa Barat dengan *landing point* Muara Bekasi *Gas Plant*, Jawa Barat.
- 2 Temperatur gas dalam system pipa transmisi dianggap konstan, yaitu 35°C tidak dipengaruhi suhu lingkungan.
- Perancangan dilakukan dengan tanpa mempertimbangkan aksesoris pipa yang lebih rinci.
- 4 Seluruh analisis keekonomian diasumsikan dengan nilai kekinian (*Present Worth Value*).
- 5 Tingkat suku bunga yang berlaku adalah tingkat suku bunga 9%.
- 6 Perancangan tidak mempertimbangkan dampak sosial dan lingkungan

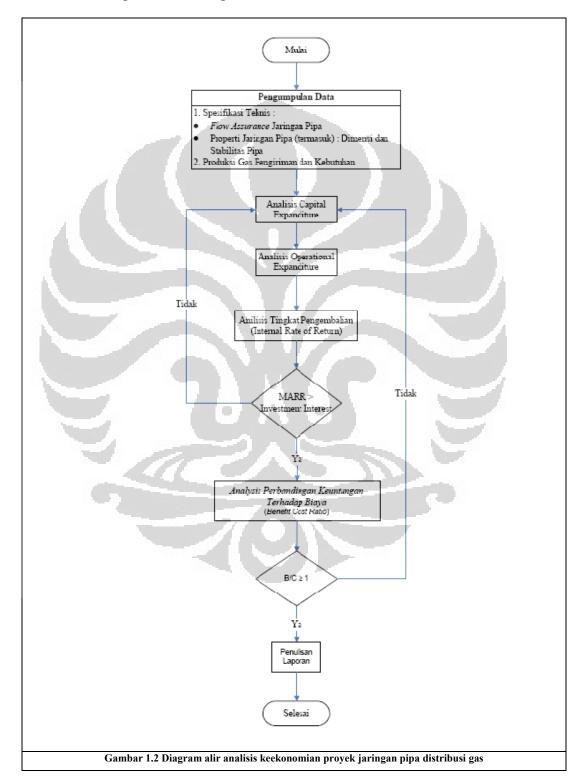
# 1.4. Tujuan Penulisan

Tugas ini bertujuan untuk:

- 1 Melakukan analisis optimasi dari pembuatan jalur pipa tersebut selama masa konstruksi untuk menjamin kehandalan dan operasional nantinya, terhadap dimensi pipa, ketebalan dinding pipa, dan stabilitas pipa.
- 2 Membuat analisis keekonomian, sehingga didapatkan jaringan pipa yang efisien.

# 1.5. Metode Penyelesaian

Metode yang digunakan dalam analisis ini adalah studi literatur. Sebagai acuan dalam melakukan pembahasan masalah dalam tugas akhir ini diterangkan dalam diagram alir berikut ini:



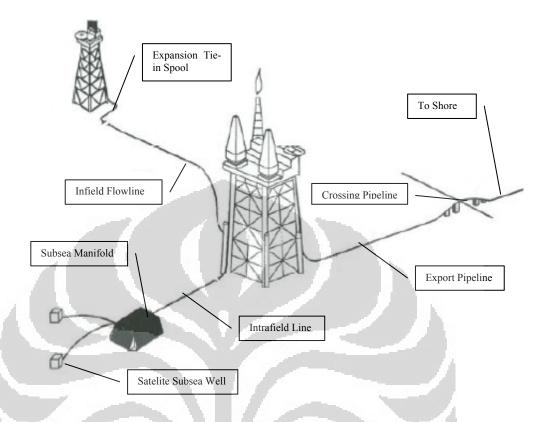
#### **BAB II**

#### TEORI DAN ANALISIS DIMENSI PIPA

# 2.1. Gambaran Umum Jaringan Pipa

Teknologi jaringan pipa, khususnya pada jaringan pipa lepas pantai, ikut berkembang sejalan dengan teknologi pertambangan lepas pantai. Dimana manusia dapat membangun terminal produksi, sehingga prosesnya dapat langsung berjalan dilapangan. Untuk itu dibutuhkan jaringan pipa yang dibentangkan antara sumur ke fasilitas produksi, atau dari fasilitas platform produksi yang satu ke fasilitas platform produksi lainnya, dan bahkan dialirkan ke darat dari fasilitas produksi lepas pantai. Hal ini membuat jaringan pipa lepas pantai diklasifikasikan dalam beberapa kriteria:

- Intrafield Line, adalah sebuah jaringan pipa yang menghubungkan antara platform dan subsea manifold. Jaringan pipa ini beroperasi pada tekanan reservoir, atau dengan kata lain tidak ada tambahan tekanan dari pompa atau kompresor.
- Gathering Lines/Infield Flowlines, yaitu jaringan pipa yang menghubungkan antara platform (multiwell) dengan platform yang lainnya dan biasanya fluida dialirkan menuju dimensi pipa yang lebih besar. Jaringan pipa ini dapat berupa gabungan minyak, gas, kondensat, atau aliran dua fase. Jaringan pipa dengan klasifikasi ini biasanya bekerja pada tekanan 1000-1400 psi yang dihasilkan dari tekanan pompa atau kompresor yang dipasang pada platform.
- Trunk Line/Export Pipeline, merupakan jaringan pipa yang menangani kombinasi aliran dari satu atau banyak platform ke darat.
- Loading Line, adalah jaringan pipa yang fungsinya memuat atau mengosongkan dari platform ke fasilitas produksi. Diameter yang digunakan bisa besar atau kecil, dan hanya memuat liquid saja (A.H.Muselli, 1981).



Gambar 2.1 Klasifikasi offshsore pipeline berdasarkan fungsinya

Adapun tipe pipa yang digunakan untuk jaringan pipa adalah:

# 1. Seamless pipe

Adalah jenis pipa yang dibuat dari besi bulat pejal yang dibentuk sedemikian rupa sehingga menjadi bentuk pipa. Pipa jenis ini memiliki dimensi 1/8 hingga 26 OD.



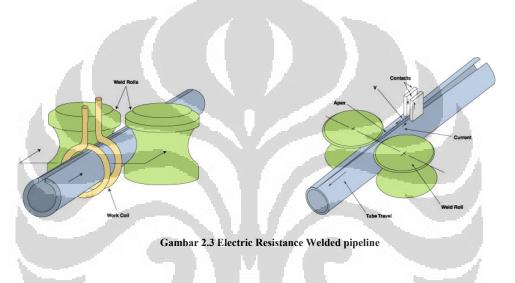
Gambar 2.2 Seamless pipeline

# 2. Submerged arc Weld (SAW)

Adalah pipa yang dibentuk dari plat datar kemudian dibengkokan sehingga menjadi bentuk pipa dengan bantuan *pipe mill*. Kemudian di sambung dengan metode *submerged arc weld*, sehingga terlindung dari udara luar.

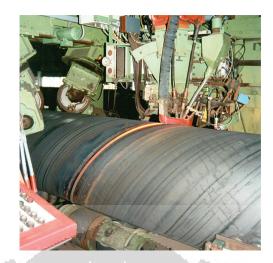
# 3. Electric Resistance Welded (ERW)

Adalah pipa yang dibentuk dari plat datar yang dihubungkan dengan pengelasan *butt weld* dengan induksi frekuensi tinggi.



# 4. Spiral Weld

Pipa dengan spiral weld jarang sekali dipakai dalam industri minyak dan gas, karena sampai sekarang masih sulit menemukan metode pabrikasinya agar dapat menjamin keakuratan dimensi pipa tersebut (General Electric).



Gambar 2.4 Proses pabrikasi pipa yang dilas spiral

Biasanya tipe jaringan pipa yang digunakan adalah tipe *Seamless* atau *Submerged Arc Welded* (SAW). Cuma pipa tipe *Seamless* ini biasanya digunakan untuk diameter 12 inch ke bawah. apabila menggunakan pipa tipe ERW, dibutuhkan inspeksi khusus seperti *full body ultrasonic test*. Dan pipa tipe spiral tidak biasa digunakan untuk industri migas, dan seharusnya digunakan hanya pada jaringan-jaringan yang bertekanan rendah seperti air bertekanan rendah (Boyun Guo, Dr. (et.al), 2005).

# 2.2. Parameter Desain Dimensi Pipa

Seorang insinyur jaringan pipa penting untuk memahami lingkungan yang seperti apa yang akan dihadapi jaringan pipa tersebut selama diinstal dan dioperasikan. Seberapa dalamkah jaringan pipa tersebut diinstal nantinya, seberapa besar gelombang yang akan terjadi selama jaringan pipa tersebut beroperasi. Dan semua parameter di atas berefek pada disain mekanikal pada sistem jaringan pipa yang akan dirancang.

#### Adapun data-data yang dibutuhkan:

#### i. Performa Reservoar

Bagaimana performa reservoar selama umur ladang tersebut memiliki pengaruh pada jaringan pipa yang akan didisain dan dioperasikan nantinya. Karena berbeda debit aliran gas dan liquid yang dialirkan akan berpengaruh terhadap kelakuan aliran di dalam jaringan pipa itu sendiri.

# • Tekanan & Temperatur Reservoar

Tekanan dan temperatur reservoar berpengaruh terhadap disain jaringan pipa selama operasi nantinya. Tekanan reservoar akan berpengaruh langsung terhadap tekanan *wellhead*, sehingga tekanan operasi akan naik/turun mengikuti tekanan reservoar.

Sedangkan temperatur reservoar juga mempunyai efek terhadap bahan yang akan digunakan sebagai jaringan pipa. Semakin tinggi temperaturnya, maka menuntut material yang sesuai dengan temperatur tersebut. Akhirnya biaya yang digunakan semakin besar.

#### Formasi Reservoar

Pengaruh formasi reservoar berpengaruh terhadap berapa banyak pasir yang terbawa selama operasi jaringan pipa tesebut.

#### Profil Produksi

Profil produksi juga ikut berpengaruh, masalahnya air juga akan tercipta selama operasional jaringan pipa karena umur sumur. Mungkin pada awal umur sumur air yang terbawa akan sedikit sekali, namun seiring bertambah usia sumur dan metode penggunaan air untuk mendorong isi reservoar pada sumur yang sudah tua, akan mempengaruhi jumlah air yang mengalir dalam jaringan pipa.

#### ii. Komposisi Fluida & Air

Komposisi fluida dan air mempengaruhi umur jaringan pipa. Karena keduanya menyebabkan korosi di dalam jaringan pipa akibat pengaruh kandungan CO<sub>2</sub> dan H<sub>2</sub>S. sehingga perlu metode pencegahan, baik dengan penambahan *Corrosion Resistance* Alloy dalam material jaringan pipa atau dengan menyuntikan cairan kimia *corrosion inhibitor*.

#### iii. Perilaku PVT Fluida

Perilaku PVT fluida yang mengalir di dalam jaringan pipa sangat berpengaruh terhadap dimensi pipa. Karena perilaku fluida *compressible* akan sangat berbeda dengan perilaku fluida *incompressible*. Pada fluida yang *compressible* hanya membutuhkan sedikit kenaikan temperatur T untuk menaikan tekanan P secara signifikan.

# iv. Data Periode Gelombang Laut

Data periode gelombang laut digunakan oleh insinyur jaringan pipa untuk meramalkan gelombang puncak yang akan terjadi selama jaringan pipa tersebut beroperasi. Hal ini dimaksudkan untuk mencegah jaringan pipa bergetar yang mengakibatkan kegagalan pipa (retak) akibat kelelahan (fatigue) material oleh gelombang laut.

#### v. Data Bathymetri/Data Survey Geometri

Data survey geoteknik menyediakan data-data penting mengenai kondisi dasar laut yang akan berpengaruh terhadap disain dan operasional nantinya. Pengaruh data ini sangat luas, diantaranya adalah:

- Menjadi dasar bagi insinyur untuk menentukan rute jaringan pipa yang akan dibuat.
- Membantu insinyur jaringan pipa dalam menentukan kapan jaringan pipa tersebut tetap pada jalurnya atau harus dibuatkan belokan akibat cacat laut (*seabed pockmark*) yang terlalu besar sehingga akan mempengaruhi aliran fluida dalam pipa.

- Menyediakan informasi penting seberapa banyak palung dan punggungan di permukaan dasar laut yang akan dilalui oleh jaringan pipa.
- Data tersebut juga menyediakan informasi data macam-macam lapisan dasar laut, sehingga *engineer* dapat meramalkan apakah pipa tersebut terbenam atau hanya menumpu pada permukaan laut.

#### 2.3. Aliran dalam Pipa

A. Faktor kompresibilitas (*Compressibility factor*)

Konsep dari faktor kompresibilitas atau faktor penyimpangan gas adalah suatu ukuran kedekatan (kemiripan) antara kondisi gas nyata (real gas) dengan kondisi gas ideal. Faktor kompresibilitas (Z) adalah suatu angka tidak berdimensi dengan nilai maksimal 1. Suatu nilai yang tidak bergantung pada kuantitas gas, tetapi tergantung pada parameter gravitasi (G), temperatur dan tekanan gas.

Tersedia suatu grafik yang menggambarkan variasi nilai Z terhadap temperatur dan tekanan.

Nilai Z dapat pula dihitung dengan menggunakan beberapa metode diantaranya metode California Natural Gas Assiciation (CNGA). Metode tersebut merupakan salah satu persamaan yang paling mudah untuk menghitung faktor kompresibilitas berdasarkan data grafity (G), temperatur dan tekanan gas.

$$Z = \frac{1}{1 + P_{avg}(344,400)10^{1.785G}/T_f^{3.825}}...$$
[2.1]

$$P_{avg} = \frac{2}{3} \left( P_1 + P_2 - \frac{P_1 P_2}{P_1 + P_2} \right).$$
 [2.2]

Persamaan tersebut hanya berlaku untuk tekanan gas  $P_{avg} > 100$  psia, jika  $P_{avg} < 100$  psia maka nilai Z diasumsikan 1.

#### B. Faktor Friksi

Tahanan dari suatu fluida yang bersinggungan antara fluida dan penampangnya (pipa) dikenal dengan istilah faktor friksi. Dalam mekanika fluida, teerdapat dua jenis faktor friksi; *Fanning friction factor* dan *Darcy-Weisbach factor*, atau biasa disebut *Moody friction factor*.

Kedua faktor tersebut memiliki hubungan, dimana *Darcy factor* memiliki nilai empat kali lebih besar dibanding *Fanning factor*.

Pada umumnya *Fanning factor* digunakan dibidang kimia, sedangkan enginering dibidang sipil dan mekanikal menggunakan *Darcy factor*.

Untuk aliran laminer dengan Re < 2000, faktor friksi dapat dihitung:

$$f = \frac{64}{Re}.$$
 [2.3]

Faktor friksi untuk aliran laminer hanya tergantung kepada bilangan Reynolds, sedangkan untuk aliran turbulen selain bilangan Reynolds Re > 4000, perlu juga memperhitungkan besar diameter dan kekasaran permukaan pipa.

Untuk aliran turbulen, faktor friksi dapat dihitung dengan menggunakan 2 persamaan; Colebrook-White equation atau AGA equation.

Modified Colebrook-White equation

$$\frac{1}{\sqrt{f}} = -2\log_{10}\left(\frac{e}{3.7d} + \frac{2.825}{Re\sqrt{f}}\right).$$
 [2.4]

$$F = -4\log_{10}\left(\frac{e}{3.7d} + \frac{1.4125F}{Re}\right).$$
 [2.5]

Dimana:

$$F = 2x \frac{1}{\sqrt{f}}$$

#### American Gas Association (AGA) NB-13

Untuk aliran turbulen penuh:

$$F = 4\log_{10}\left(\frac{3.7d}{e}\right). \tag{2.6}$$

Untuk aliran turbulen sebagian:

$$F = 4D_f \log_{10} \left( \frac{Re}{1.4125F_t} \right). \tag{2.7}$$

dimana:

$$F_t = 4log_{10}\left(\frac{Re}{F_t}\right) - 0.6.$$
 [2.8]

# 2.4. Dimensi Pipa

#### 2.4.1 Diameter

Persamaan aliran umum disebut juga sebagai persamaan aliran dasar, yang berhubungan dengan laju aliran, properti gas, ukuran pipa, temperatur aliran, tekanan aliran dari *up stream* hingga *down stream*, kekasaran dalam pipa yang digunakan untuk menghitung faktor friksi maupun faktor transmisi, maupun ukuran diameter dari suatu jaringan pipa yang sangat menentukan nilai jatuh tekanan (*pressure drop*) dari suatu aliaran fluida.

$$Q = 38.77 F \frac{T_b}{P_b} \left(\frac{P_1^2 - P_2^2}{GT_f LZ}\right)^{0.5} D^{2.5}$$
 [2.9]

Panjang saluran yang dipengaruhi oleh beda ketinggian pipa akan mempengaruhi persamaan aliran umum diatas. Pengaruh beda ketinggian antara *up stream* dan *down stream* dari setiap ruas pipa diperhitungkan dengan memodifikasi panjang pipa untuk setiap ruas dalam rentang  $P_1^2 - P_2^2$ . Jika ketinggian dari *up stream pipe* adalah  $H_1$  dan *down stream* adalah  $H_2$ , panjang ruas pipa L diganti dengan panjang ekivalen  $L_e$ , seperti persamaan dibawah ini:

$$L_e = \frac{L(e^s - 1)}{s}$$
. [2.10]

Persamaan ini berlaku jika hanya terjadi satu bagian lengkungan (beda ketinggian) antara titik 1 (upstream) dan titik 2 (downstream).

Faktor koreksi terhadap ketinggian nondimensional (s) bergantung pada beda ketinggian  $H_2 - H_1$  dan dapat dihitung seperti dibawah ini:

$$s = \frac{0.0375G(H_2 - H_1)}{T_f Z}.$$
 [2.11]

Jika terjadi bagian lekukan secara seri, perlu didefinisikan suatu parameter j untuk setiap lengkungan (beda ketinggian) setiap ruas pipa, sebagai berikut:

$$j = \frac{e^{s} - 1}{s}$$
 [2.12]

Panjang ekivalen dapat dihitung sebagai berikut:

$$L_e = j_1 L_1 + j_2 L_2^{s_1} + j_3 L_3^{s_2} + \cdots$$
 [2.13]

Setelah memperhitungkan koreksi dari ketinggian, persamaan aliran umum dapat dibentuk untuk memperoleh besar diameter jaringan pipa didasarkan pada kapasitas aliran (debit) yang diharapkan tersedia sewaktu umur operasi jaringan pipa tersebut, melalui persamaan dibawah ini:

$$D = \left(\frac{Q}{38.77F \frac{T_b}{P_b} \left(\frac{P_1^2 - e^S P_2^2}{GT_f LeZ}\right)^{0.5}}\right)^{\frac{1}{2.5}}...$$
[2.14]

# 2.4.2 Tebal Dinding Pipa

Hasil desain dimensi pipa dalam jaringan selain dari penentuan diameter adalah tebal dinding (*wall thickness*), dan material yang akan digunakan nantinya. Hal ini mendorong kebutuhan akan analisis menyeluruh *flow assurance* yang merupakan keadaan terburuk yang diramalkan akan terjadi selama periode operasi.

#### i. Prosedur Desain

Penentuan ketebalan dinding (*wall thickness*) didasarkan pada tekanan internal dan tekanan hidrostatik lingkungan dimana jaringan itu dipasang. Penambahan *wall thickness* kadang dapat membantu kestabilan jaringan pipa didasar laut.

Prosedur yang digunakan untuk memprediksi *wall thickness* adalah sebagai berikut:

- 1. Langkah 1, menghitung *wall thickness* minimum yang diperlukan untuk desain tekanan internal.
- 2. Langkah 2, menghitung *wall thickness* minimum yang diperlukan untuk penambahan tekanan eksternal.
- 3. Langkah 3, Penambahan wall thickness untuk korosi.
- 4. Langkah 4, Memilih tebal dinding nominal tertinggi. Dalam kasus tertentu, mungkin diinginkan untuk memesan *wall thickness* non-standar.
- 5. Langkah 5, Mengecek pemilihan wall thickness untuk kondisi hidrostatis.

Berdasarkan peraturan desain:

a. Disain *Pipeline* Untuk Ketahanan Terhadap Tekanan Internal
 Menurut ASME B.31.8, *wall thickness* nominal *pipeline* dihitung dengan rumus:

$$t_{nom} = \frac{P_d D}{2S_v FET} + t_a.$$
 [2.15]

Dimana  $P_d$  adalah desain tekanan internal yang merupakan perbedaaan antara tekanan internal  $(P_i)$  and tekanan eksternal  $(P_e)$ , D adalah nominal diameter outside,  $t_a$  adalah ketebalan untuk menyisihkan korosi, dan  $S_y$  adalah *specified minimum yield strength*.

P<sub>i</sub> didefinisikan sebagai Maximum Allowable Operating Pressure (MAOP) selama operasional jaringan pipa tersebut, yang diindikasikan dengan besar tekanan hingga 110% MAOP. Pada beberapa kasus, P<sub>i</sub> didefinisikan sebagai *Wellhead Shut-In Pressure* (WSIP).

Faktor efisiensi pengelasan (E) dapat dilihat pada tabel 2.3. Faktor *de-rating temperature* (T) dapat dilihat pada tabel 2.2. Penggunaan faktor klasifikasi lokasi (F) didefinisikan pada tabel 2.1.

Nilai tekanan eksternal yang bekerja pada pipa dapat dihitung dengan persamaan:

$$P_e = \rho_w g h_{min}$$

Tabel 2.1 Disain Faktor Klasifikasi Lokasi

Location Class	Design Factor (F)
Location class 1, devision 1	0.80
Location class 1, devision 2	0.72
Location class 2	0.60
Location class 3	0.50
Location class 4	0.40

(sumber: ASME B.31.8, 2007)

Tabel 2.2

Faktor Temperatur Derating

Temperature (F°)	<b>Temperature Derating Factor (T)</b>
250 or less	1.000
300	0.967
350	0.933
400	0.900
450	0.867

(sumber: ASME B.31.8, 2007)

Tabel 2.3 Faktor Penyambungan Longitudinal

Spec. No.	Pipe Class	E Factor
ASTM A 53	Seamless	1.00
	Electric Resistance Welded	1.00
	Furnace Butt Weld: Continous	0.60
	Welded	
ASTM A 106	Seamless	1.00
ASTM A 134	Electric Fusion Arc Welded	080
ASTM A 135	Electric Resistance Welded	1.00
ASTM A 139	Electric Fusion Welded	0.80
ASTM A 211	Spiral Weld Steel Pipe	0.80
ASTM A 333	Seamless	1.00
	Electric Resistance Weldeded	1.00
ASTM A 381	Double Submerged Arc Welded	1.00
ASTM A 671	Electric Fusion Welded	
	Classes 13, 23, 33, 43, 53	0.80
	Classes 12, 22, 32, 42, 52	1.00
ASTM A 672	Electric Fusion Welded	
	Classes 13, 23, 33, 43, 53	0.80
	Classes 12, 22, 32, 42, 52	1.00
API 5L	Seamless	1.00
	Electric Resistance Welded	1.00
	Electric Flash Welded	1.00
	Submerged Arc Welded	1.00
	Furnace Butt Welded	0.60

(sumber: ASME B.31.8, 2007)

#### a. Desain Dinding Pipa untuk Ketahanan Terhadap

Tekanan Eksternal

Berdasarkan aturan dasar disain jaringan pipa, direkomendasikan untuk memperhitungkan analisis kriteria penyebaran untuk diameter pipa di bawah 16 inch dan kriteria kegagalan di atas atau sama dengan 16 inch. Karena akan sangat konservatif apabila penggunakan analisis kriteria penyebaran pada jaringan pipa dengan diameter diatas atau sama dengan 16 inch.

#### i. Analisis Kriteria Penyebaran

Meskipun sebagian besar hubungan empiris diterbitkan, formula yang direkomendasikan oleh AGA.PRC (AGA, 1990):

$$P_p = 33S_y \left(\frac{t_{nom}}{D}\right)^{2.46}$$
 [2.16]

Sehingga penentuan nominal wall thickness seperti di bawah ini:

Faktor keamanan 1.3 direkomendasikan untuk memperhitungkan keadaan yang tidak terduga. Atau dapat ditulis kembali:

$$t_{nom} \ge D \left(\frac{1.3P_e}{33S_V}\right)^{1/2.46}$$
 [2.18]

#### ii. Kriteria Kegagalan

Mode kriteria kegagalan merupakan fungsi perbandingan D/t, cacat pipa, dan kondisi pembebanan. Sebuah formula umum dapat digunakan untuk semua situasi. Hal ini cocok untuk kegagalan mode transisi terhadap tekanan eksternal,

tarik aksial, dan regangan tekuk berdasarkan Murphey & Langner, 1985; AGA 1990).

Wall thickness nominal dapat ditentukan sebagai berikut:

$$\frac{1.3P_e}{P_c} + \frac{\varepsilon_b}{\varepsilon_B} \le g_p. \tag{2.19}$$

Faktor keamanan pada criteria kegagalan dihitung untuk perbandingan D/t sejalan dengan pembebanan ( $P_e$ ,  $\epsilon_b$ ,  $T_a$ ) dan persamaan untuk kebulatan awal pipa ( $\delta_o$ ):

$$P_c = \frac{P_{el}P_y'}{\sqrt{P_{el}^2 + P_y'^2}}.$$
 [2.20]

$$P_y' = P_y \left[ \sqrt{1 - 0.75 \left(\frac{T_a}{T_y}\right)^2 - \frac{T_a}{2T_y}} \right]$$
 [2.21]

$$P_{el} = \frac{2E}{1-v^2} \left(\frac{t}{D}\right)^3$$
.....[2.22]

$$P_y = 2S_y \left(\frac{t}{D}\right). ag{2.23}$$

$$T_y = AS_y$$

Dimana g<sub>p</sub> berdasarkan ketidak-sempurnaan jaringan pipa seperti ketidak-sempurnaan kebulatan, eksentrisitas (biasanya diabaikan), dan tegangan residual (biasanya diabaikan). Sehingga:

$$g_p = \sqrt{\frac{1+p^2}{p^2 - \frac{1}{f_p^2}}}. (2.24)$$

$$P = \frac{P_y'}{P_{el}}.$$
 [2.25]

$$f_p = \sqrt{1 + \left(\delta_e \frac{D}{t}\right)^2} - \delta_o \frac{D}{t}.$$
 [2.26]

$$\varepsilon_B = \frac{t}{2D}.$$
 [2.27]

$$\delta_0 = \frac{D_{max} - D_{min}}{D_{max} + D_{min}}.$$
 [2.28]

Saat jaringan pipa didisain dengan menggunakan kriteria kegagalan tekanan aksial & regangan tekuk perlu diperhitungkan pada keadaan yang konservatif.

#### b. Korosi Yang Diijinkan

Untuk menghitung korosi pada saat air ikut mengalir bersama aliran fluida dalam pipa juga akibat dari komposisi campuran fluida yang dapat membuat karat pipa seperti kandungan oksigen, hydrogen sulfide (H<sub>2</sub>S), karbon dioksida (CO<sub>2</sub>). Karena itulah perlu untuk menambah *wall thickness*.

#### c. Pemeriksaan Pada Saat Hydrotest

Tekanan hidrotes minimum untuk jalur migas sama dengan 1.25 dari disain tekanan. Peraturan tidak mengisyaratkan bahwa jaringan pipa didisain untuk kondisi hidrotes, tetapi kadang kala batas tegangan hoop sama dengan 90% SMYS, yang mana dapat memuaskan apabila diasumsikan tidak dipengaruhi oleh tekanan eksternal jaringan pipa. Untuk kasus-kasus dimana disain tekanan adalah selisih tekanan internal dengan tekanan eksternal, maka peraturan merekomendasikan untuk tidak menggunakan regangan di atas dari SMYS materialnya.

# 2.5. Kestabilan Pipa Bawah Laut

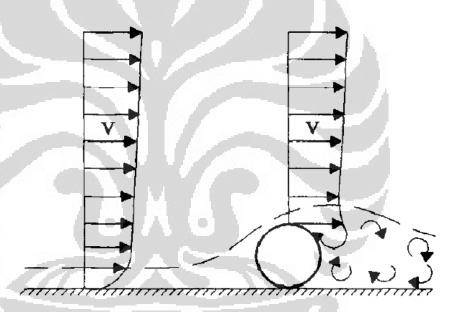
# 2.5.1. Pembebanan Lingkungan pada Pipa

Dalam mendisain jaringan pipa bawah laut, harus diperhatikan bahwa pipa tahan terhadap gaya hidrodinamik yang membebani pipa dalam lingkungan laut. Pengaruh pembebanan dari lingkungan laut seperti pengaruh ombak, arus dan keadaan dasar laut mengakibatkan adanya gaya horizontal, gaya vertikal, dan pusaran arus (*vortex shedding*).

Dalam hal ini pipa diasumsikan rigid dan dipatok didasar laut dan dikondisikan sedemikian rupa agar tidak bergerak (stabil) dibawah pengaruh gerakan-gerakan arus laut.

# A. Gaya hidrodinamik

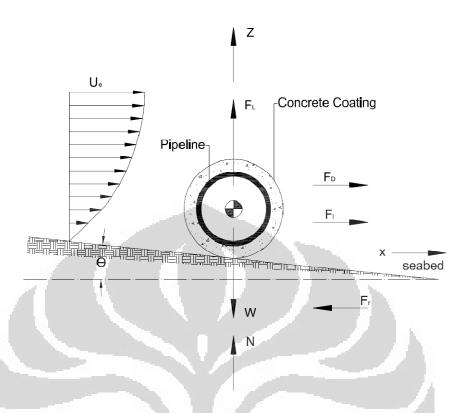
Beban pada struktur pipa yang berada di dasar laut adalah kombinasi efek dari arus yang konstan, arus yang berubah/bergetar (*oscillatory current*), dan gaya yang disebabkan gelombang laut. Untuk memperkirakan stabilitas dari pipa yang disebabkan gaya-gaya ini dan aksi-aksi gaya yang ditimbulkan, dapat diperlihatkan pada gambar di bawah ini



Gambar 2.5 Aliran hidrodinamik disekitar pipa (sumber: Subsea Pipelines & Riser, Y.Bai et.al,El Sevier 2005)

Gaya-gaya yang termasuk didalamnya adalah:

- Berat pipa dalam air
- Berat isi pipa
- Kombinasi gaya hambat (*drag forces*)
- Kombinasi gaya angkat (*lift forces*)
- Gaya inersia
- Gaya gesek antara pipa dengan permukaan dasar laut



Gambar 2.6 Gaya-gaya hidrodinamik pada pipa (Y.Bai et.al, 2005)

Dari fenomena di atas, dapat dituliskan persamaan kesetimbangan untuk sumbu x dan sumbu y:

# a). Terhadap sumbu x:

Gaya horizontal:

$$F_D - F_i - F_r - W.\sin\theta = 0.$$
 [2.29]

Gaya yang bekerja pada benda karena aliran fluida dalam arah horizontal disebabkan oleh dua komponen gaya, yaitu gaya hambat (F<sub>D</sub>) dan gaya inersia (F<sub>i</sub>), untuk benda yang berbentuk silinder dengan diameter luar (D), besarnya gabungan kedua gaya tersebut ditulis dalam persamaan Morrison (A.H. Moselli, 1981), yaitu:

$$F = F_D - F_i$$
. [2.30]

$$F_D = \frac{1}{2} \rho DC_L(U_e)^2$$
 [2.31]

$$F_i = \rho. C_M. \left(\frac{\pi D^2}{4}\right) du/_{dt}.$$
 [2.32]

Kecepatan efektif dari arus dapat diperoleh berdasarkan jenis gelombang yang terjadi di tempat tersebut, yang besarnya adalah:

$$(U_e)^2 = 0.778 \cdot (U_c)^2 \cdot (D/y_c)^{0.285}$$
 [2.33]

b). Terhadap sumbu y:

Gaya-gaya vertikal:

$$N + F_L - W.\cos\theta = 0.$$
 [2.34]

Untuk pipa yang berada persis di atas dasar laut dengan sedikit terbenam pada tanah, kemudian gaya tahan lateral (F<sub>r</sub>) dipengaruhi oleh gaya normal (N), dengan persamaan:

$$Fr = \mu.N$$

Untuk gaya angkat persamaannya adalah:

$$F_L = \frac{1}{2} D \rho_{laut} C_L(U_e)^2$$
 [2.35]

Kesulitan yang utama untuk mengetahui besarnya gaya angkat, gaya hambat dan gaya inersia adalah menentukan harga-harga koefisien masing-masing gaya tersebut. Pada kondisi aliran yang tetap koefisien angkat, koefisien hambat, dan koefisien inersia tergantung dari bilangan Reynolds dan kekasaran permukaan saluran pipa itu sendiri.

Dari penelitian para ahli secara intensif, diambil suatu pemecahan masalah tersebut dengan grafik, yang kemudian diambil rataratanya serta untuk mudahnya dibuat tabel seperti tercantum dalam tabel. Tabel ini berisikan beberapa harga bilangan Reynolds untuk menentukan besarnya ketiga koefisien tersebut dengan mengambil harga rata-rata kekasaran permukaan saluran pipa.

Pada umumnya tabel ini bisa juga digunakan untuk aliran yang tetap dengan memilih harga maksimum dari gabungan antara arus dan gelombang yang menyebabkan kecepatan aliran bervariasi, maka kecepatan efektif (U<sub>e</sub>) dipergunakan untuk menghitung bilangan Reynolds, yang kemudian dipergunakan lagi untuk menentukan koefisien hambat, angkat dan inersia.

Bilangan Reynolds adalah:

$$Re = \frac{U_{e.D}}{v}.$$
 [2.36]

Tabel 2.4 Hubungan Bilangan Reynolds dengan  $C_D$ ,  $C_L$ , dan  $C_M$ 

Reynolds	Drag	Lift	Inertia
Number (Re)	Coefficient (C <sub>D</sub> )	Coefficient (C <sub>L</sub> )	Coefficient (C <sub>M</sub> )
$Re < 5.0 \times 10^4$	1.3	1.5	2.0
$5.0 \times 10^4 < \text{Re} < 10^5$	1.2	1.0	2.0
$10^5 < \text{Re} < 2.5 \text{ x } 10^5$	$1.53 - \frac{Re}{3x10^5}$	$1.2 - \frac{Re}{5x10^5}$	2.0
$2.5 \times 10^5 < \text{Re} < 5.0 \times 10^5$	0.7	0.7	$2.5 - \frac{Re}{5x10^5}$
$5.0 \times 10^5 < \text{Re}$	0.7	0.7	1.5

(A.H. Moesselli, 1981)

Koefisien gesek antara permukaan pipa dengan tanah harus juga diperhitungkan, dimana tergantung pada lapisan permukaan pipa dan karakteristik dasar laut.

Dari pengukuran yang telah dilakukan, didapat koefisien gesek setiap tipe tanah yang ada, seperti terlihat pada tabel berikut ini:

Tabel 2.5 Koefisien gesek berdasarkan tipe tanah

Tipe Tanah	Koefisien Gesek (μ)
Tanah Liat (Clay)	0.3 ÷ 0.6
Pasir (Sand)	0.5 ÷ 0.7
Pasir Kerikil (Gravel)	0.5

(A.H. Moesselli, 1981)

Kombinasi persamaan [2.31] dan persamaan [2.32] didapat:

$$F_D + F_i + \mu(F_L - W \cdot \cos\theta) = W \cdot \sin\theta \dots \qquad [2.37]$$

Resultan gaya-gaya hidrodinamik yang bekerja pipa akibat arus bawah laut.

$$W_h = \frac{F_D + F_i + F_L}{\mu \cdot \cos\theta + \sin\theta}.$$
 [2.38]

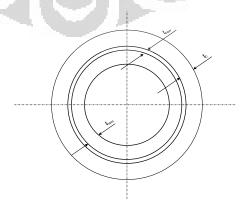
Untuk dasar laut yang datar,  $\theta = 0^0$ , maka:

$$W_h = F_L + \frac{1}{\mu}(F_D + F_i)$$
 [2.39]

# 2.5.2. Berat Minimum Pipa

Gaya yang diperhitungkan dalam menjaga stabilitas jaringan pipa adalah gaya gravitasi dan gaya hidrodinamik akibat arus laut yang bekerja dibawah permukaan laut.

Secara grafis diperlihatkan berat pipa efektif pada gambar dibawah ini:



Gambar 2.7 Penampang Lapisan Pipa

i. Berat Efektif Pipa (Ws)

Merupakan berat pipa baja diudara (tanpa berat isi pipa)

$$W_{\rm S} = \frac{\pi}{4} (D^2 - D_i^2) \rho_{\rm S} g.$$
 [2.40]

ii. Buoyancy (B)

Berat air yang dipindahkan per satuan panjang pipa, dimana merupakan gaya dorong keatas yang besar.

$$B = \frac{\pi}{4}(D + 2t_c + 2t_w)^2 \rho_L$$
 [2.41]

iii. Berat Lapisan Anti Korosi (Wc)

$$W_c = \frac{\pi}{4} [(D + 2t_c)^2 - D^2] \rho_c g...$$
 [2.42]

iv. Berat Fluida dalam Pipa

$$W_f = \frac{\pi}{4} D_i^2 \rho_{fg} g \dots [2.43]$$

v. Berat Lapisan Beton

$$W_w = \frac{\pi}{4} [(D + 2t_c + 2t_w)^2 - (D + 2t_c)^2] \rho_w g...$$
 [2.44]

Untuk mendapatkan kestabilan, dikondisikan sedemikian rupa agar tidak bergerak (stabil), maka berat pipa harus lebih besar dari Gaya hidrostatis.

$$W_h < [W = W_s + W_c + W_f + W_w - B]...$$
 [2.45]

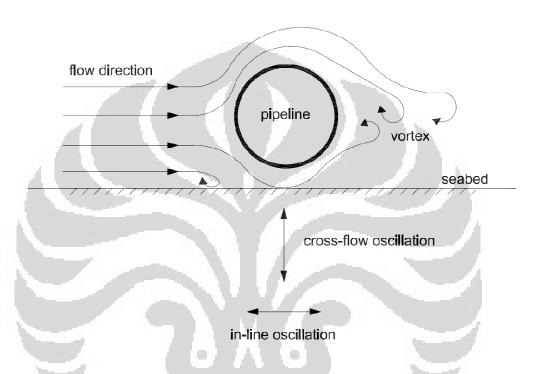
#### 2.5.3. Pusaran Arus

Jika arus melewati pipa horizontal yang terdapat di dasar laut, maka akan terjadi pusaran arus yang arahnya membalik ke arah pipa. Pusaran ini (*vortex shedding*) disebabkan oleh aliran turbulen dan ketidakstabilan pada bagian bawah pipa (adanya celah di bawah pipa).

Pusaran arus menyebabkan perubahan periodik sejumlah tekanan hidrodinamik pada pipa, dimana akan menyebabkan getaran pada rentang pipa.

Frekuensi vortex shedding tergantung pada diameter pipa. Kecepatan aliran dan bilangan Strouhal. Jika frekuensi vortex shedding ini

sinkron (bernilai sama) dengan salah satu frekuensi alami dari rentang pipa, maka akan terjadi resonansi atau mengakibatkan rentangan pipa tersebut bergetar. Dan akibatnya akan terjadi gangguan tegangan pada pipa, seperti kelelahan material (*material fatique*) dan kegagalan saluran pipa. Terjadinya vortex ini dapat diilustrasikan seperti pada gambar 2.8



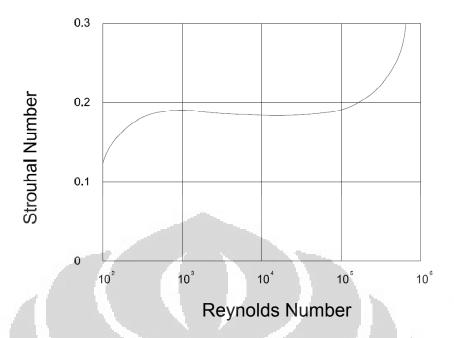
Gambar 2.8 Ilustrasi pusaran (Vortex Shedding) yang terjadi disekitar pipeline (A.H. Mouselli, 1981)

Kegagalan saluran pipa yang disebabkan oleh vortex ini dapat dicegah, jika frekuensi *vortex shedding* berbeda dari frekuensi natural dari rentangan pipa seperti getaran dinamik pipa diperkecil. Besarnya frekuensi *vortex shedding* adalah:

$$f_s \neq f_n$$

$$f_s = \frac{s.u_e}{D}.$$
[2.46]

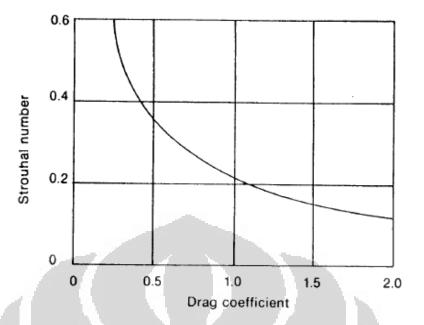
Bilangan Strouhal ini merupakan fungsi dari bilangan Reynolds dari aliran, yang diperlihatkan oleh grafik pada gambar 2.9.



Gambar 2.9 Grafik variasi Bilangan Strouhal terhadap Bilangan Reynolds (A.H. Mouselli, 1981)

Karena koefisien hambat merupakan fungsi dari bilangan Reynolds, maka bilangan Strouhal juga dapat ditentukan dari koefisien hambat, dengan persamaan sebagai berikut:

Persamaan di atas juga dapat diplot dari gambar 2.10 tetapi kebanyakan dalam permasalahan jalur pipa bilangan Strouhal diambil sebesar 0.2.



Gambar 2.10 Grafik variasi Bilangan Strouhal terhadap Koefisien Hambat (A.H. Mouselli, 1981)

Frekuensi alami dari retang pipa tergantung pada kekauan (*stiffness*) material pipa dan kondisi rentang pipa, panjang rentang, dan kombinasi massa pipa (termasuk isi dan penambahan massa oleh pelapisan, dll). Penambahan massa biasanya 1 sampai 2 kali massa air yang dipindahkan oleh pipa.

Frekuensi Natural ini dapat dituliskan sebagai berikut:

$$f_n = \frac{c}{L_c^2} \sqrt{\frac{EI}{M}}.$$
 [2.48]

Konstanta kondisi pipa  $C = \pi/2 = 1.57$  untuk pipa dengan kedua ujungnya ditumpu dan C = 3.5 jika kedua ujung pipa diklem.

Dari penelitian yang dilakukan, menghasilkan perbandingan antara frekuensi *vortex shedding* dan frekuensi natural adalah:

kemudian didalam perhitungan, analisis yang dilakukan adalah menentukan panjang rentang ,panjang jalur pipa yang tidak ditumpu, (L<sub>c</sub>) maksimum. Dimana (L) adalah fungsi dari frekuensi dari frekuensi natural yang didapat dari:

$$f_n = f_s \times 1.4285714...$$
 [2.50]

dan untuk menentukan panjang jalur pipa yang tidak ditumpu maksimum adalah dengan menggunakan persamaan 2.51, yaitu:

$$L_c = \sqrt{\left(\frac{1.57}{f_n}\sqrt{EI/M}\right)}.$$
 [2.51]

# 2.6. Analisis Tegangan Pipa saat Pengoperasian

Dalam mendisain jalur pipa yang menyalurkan fluida dengan temperatur dan tekanan yang tinggi, perlu memperhatikan tegangan-tegangan yang timbul dan fleksibilitas yang diperlukan untuk mengatasi tegangan-tegangan tersebut. Masalah ini menjadi dasar utama dalam mendisain jalur pipa yang akan dipakai nantinya, apakah jalur pipa ini aman dan sesuai dengan standar yang telah ditentukan atau tidak. Dalam hal ini, peninjauan yang dilakukan terbatas pada tegangan yang terjadi akibat tekanan kerja fluida yang mengalir di dalam pipa (*internal pressure*) dan analisis *buckling* pipa atau perubahan penampang pipa secara melintang akibat tekanan hidrostatik air, dimana akan dianalisis apakah kedalaman laut tempat dimana jalur pipa ini diletakkan aman dari *buckling* atau tidak.

Pada saat pengoperasiannya, tegangan pipa juga dipengaruhi oleh perbedaan permukaan laut yang dilewati oleh jalur pipa, dalam hal ini diambil dua kasus dimana analisis tegangan pipa melewati cacat permukaan laut atau palung laut dan analisis tegangan saat pipa melewati gundukan atau karang didasar laut.

#### 2.6.1. Tegangan Izin Material Pipa

Untuk mengetahui apakah sistem saluran pipa yang didesain aman untuk dipakai pada kondisi kerja, maka hasil perhitungan tegangan izin material pipa harus lebih besar dari tegangan tarik akibat tekanan yang bekerja pada pipa, baik yang berasal dari lingkungan maupun internal.

Untuk menghitung tegangan izin yang sesuai, dilakukan perhitungan dengan:

$$\sigma = F E Sy T \dots [2.52]$$

# 2.6.2. Tegangan Tarik Pipa Akibat Tegangan Kerja Fluida

Setelah ukuran pipa ditentukan, ketebalan dinding pipa dipilih agar tekanan tangensial maksimum (tekanan keliling pipa karena tekanan aliran fluida) tidak melebihi tekanan yang diizinkan, dapat dilakukan perhitungan dengan persamaan:

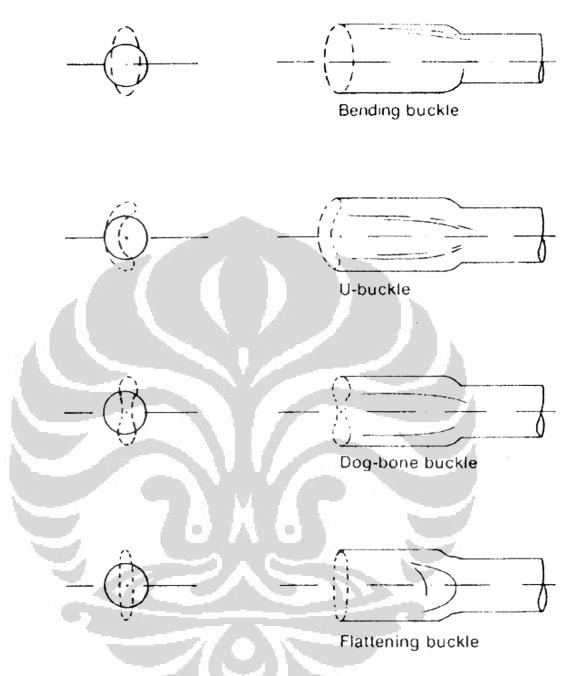
$$\sigma = \frac{PD}{2t}...$$
[2.53]

# 2.6.3. Analisa Buckling

Salah satu masalah gagal atau rusaknya suatu jalur pipa, baik saat jalur pipa tersebut diluncurkan maupun saat beroperasi, adalah dengan meningkatnya tekanan hidrostatik.

Kegagalan jalur pipa tergantung pada beberapa faktor. Seperti perbandingan diameter terhadap tebal dinding pipa (D/t), sifat *stress-strain*, perubahan bentuk jalur pipa secara melintang (perubahan *ovality* lingkaran pipa atau *buckling*), tekanan hidrostatik dan momen tekuk pipa (*bending moment*). Gaya aksial juga berpengaruh pada kegagalan pipa, tetapi lebih kecil dibanding momen tekuk maupun tekanan hidrostatik.

*Buckling* dapat diartikan juga sebagai perubahan kebulatan (*flattening*) atau terjadinya perubahan melintang pipa, dan contoh *buckling* ini dapat dilihat pada gambar 2.11 di bawah ini:



Gambar 2.11 Macam-macam Buckling Pipa (A.H. Mouselli, 1981)

# i. Tekanan Kritis Buckling

Tekanan kritis *buckling* pipa berlaku pada pipa-pipa dengan perbandingan diameter terhadap tebal dinding D/t yang besar. Dalam prakteknya, perubahan deformasi dari permukaan pipa akan terjadi sebelum kegagalan pipa. Oleh sebab itu, kegagalan akibat tekanan hidrostatik juga merupakan fungsi dari sifat luluh (*yield*) material pipa.

Untuk mendapatkan tekanan kritis *buckling* pipa perlu memperhitungkan kekuatan luluh material pipa, dan perhitungan kekuatan ini berdasarkan API RP.1111 didapat dengan persamaan:

$$P_{c} = \frac{P_{y}P_{e}}{\sqrt{P_{y}^{2} + P_{e}^{2}}}.$$
 [2.54]

$$P_y = 2Sy(t/D)$$
.....[2.55]

$$P_e = 2E \frac{(t/D)^3}{(1-v^2)}.$$
 [2.56]

Nantinya tekanan *collapse* pipa akan diperiksa terhadap tekanan yang diakibatkan tekanan hidrostatik eksternal pipa (P<sub>o</sub>) dan tekanan internal pipa (P<sub>i</sub>) (dalam hal ini tekanan internal diambil dari tekanan rencana maksimum yang masih diijinkan):

$$P_o - P_i \le f_o P_c$$
 [2.57]

 $f_0 = faktor collapse$ 

dimana:

- = 0.7 untuk pipa seamless atau ERW
- = 0.6 untuk expanded pipe, seperti DSAW

Dengan menggunakan tekanan kritis *buckling* yang didapat dari persamaan di atas, maka dengan ketentuan persamaan hidrostatik eksternal pipa (P<sub>o</sub>) didapatkan kedalaman maksimum laut agar tidak terjadi *buckling*, yaitu:

$$P_o = \rho.g.h.$$
 [2.58]

#### ii. Tekanan Perambatan Buckling

Perambatan *buckling* yang dimaksud disini adalah situasi dimana timbulnya lekukan melintang (yang disebabkan oleh pembengkokan yang berlebihan) berubah dengan sendirinya menjadi pembengkokan (*buckling*) dan merambat disepanjang jalur pipa ini. Hal ini dapat menyebabkan kegagalan pipa selama pengoperasiannya. Energi penggerak (*driving energy*) yang menyebabkan *buckling* menyebar adalah tekanan hidrostatik.

Secara teori dan eksperimen yang dibuat oleh berbagai organisasi guna mempelajari fenomena penyebaran *buckling* dan untuk mempelajari fenomena tekuk pada *offshore pipeline*. Dari hasil penelitian didapatkan persamaan mengenai tekanan penyebaran *buckling*, yaitu:

$$P_p = 24Sy\left(\frac{t}{D}\right)^{2.4}$$
 [2.59]

Yang perlu diperhatikan bahwa tekanan penyebaran *buckling* tergantung hanya pada kekuatan leleh (*yield*) material pipa dan perbandingan D/t dan tidak tergantung pada keadaan gaya-gaya dari pipa. Sifat yang menyebabkan pembengkokan dalam pipa tergantung ada parameter pipa maupun gaya eksternal yang ada pada pipa. Fenomena penyebaran ditujukan pada jalannya tekuk/pembengkokan pipa yang disebabkan tekanan hidrostatik setelah pembengkokan dimulai.

Dengan persamaan hidrostatik juga dapat ditentukan kedalaman maksimum jalur pipa agar tidak terjadi perambatan *buckling*.

Kemudian tekanan perambatan *buckling* pipa akan diperiksa terhadap tekanan yang diakibatkan tekanan hidrostatik eksternal pipa  $(P_o)$  dan tekanan internal pipa  $(P_i)$  (dalam hal ini tekanan internal diambil dari tekanan rencana maksimum yang masih diijinkan):

$$P_{o} - P_{i} \le f_{p}P_{p}$$
 [2.60]

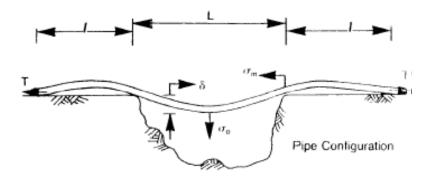
dimana:

 $f_p$  = faktor disain buckle propagation = 0.8

# 2.6.4. Analisis Tegangan Pipa Akibat Ketidakteraturan Permukaan Dasar Laut.

Selama beroperasinya jalur pipa yang berada persis di atas permukaan dasar laut sering kali melewati permukaan yang bermacam-macam, faktor ini mempengaruhi terhadap tegangan jalur pipa. Dalam tugas ini, penulis hanya akan menganalisis tegangan jalur pipa saat pipa melalui cacat muka laut atu palung laut dan melewati gundukan atau karang. Dengan permukaan yang tidak teratur ini, gaya rentang dan gaya melengkung akan diinduksi oleh pipa, dan ini harus dipertahankan pada tingkatan yang aman untuk mencegah kerusakan yang diakibatkannya. Agar mendapatkan tingkatan yang aman, maka pengukuran harus diambil pada tiap perubahan rute pipa atau menghindari permukaan laut yang tidak teratur dengan metode permukaan laut terlebih dahulu (presweeping). pengecekan Pengukuran disini didasarkan pada pertimbangan secara teknik dan ekonomis. Sehingga, untuk merencanakan system instalasi pipa yang sesuai dengan prosedur, perkiraan yang akurat dari tegangan pada permukaan laut yang tidak teratur mejadi suatu yang penting.

Tegangan Pipa saat Melalui Palung Laut (Flow Depression)
 Ilustrasi pipa saat melewati cacat permukaan dasar laut atau palung laut dapat dilihat pada gambar 2.12 di bawah ini



Gambar 2.12 Ilustrasi deformasi yang akan terjadi ketika pipa melalui palung

Secara geometri konfigurasi pipa, hanya sebagian dari rentang jalur pipa yang perlu dipertimbangkan. Pipa dibagi dalam tiga prinsip bagian pipa, seperti terlihat pada gambar di atas. Kondisi batasnya adalah penyeimbangan gaya-gaya dari masing-masing bagian.

Dari analisis yang dilakukan, didapat parameter-parameter dimensional yang diperlukan dalam menentukan tegangan pembengkokan maksimum  $\sigma_m$ , yang harganya tergantung dari dimensi rentangan dengan karakteristik panjangnya (L/L<sub>c</sub>), dimana:

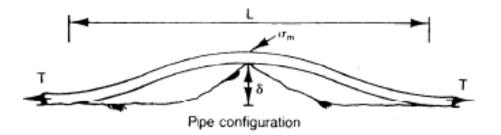
$$L_c = \left(\frac{EI}{W}\right)^{1/3} \dots [2.61]$$

$$\sigma_c = \frac{E.r}{L_c}.$$
 [2.62]

$$\beta = \frac{T}{W.L_c}.....[2.63]$$

ii. Tegangan Pipa saat Melalui Gundukan atau Karang (*Elevated Obstruction*)

Ilustrasi tegangan pipa saat melalui gundukan atau karang dapat dilihat pada konfigurasi pada gambar di bawah ini



Gambar 2.13 Ilustrasi deformasi yang akan terjadi ketika pipa melalui gundukan

Dari ilustrasi di atas, panjang rentangan pipa L, yang melalui gundukan atau karang tergantung pada tingkatan gundukan  $\delta$ .

Penentuan persamaan pipa dipecahkan dengan teknik numerik. Sebab panjang rentangan tidak diketahui dengan pasti, prosedur iterasi dipakai untuk menarik kesimpulan panjang rentangan dan gaya-gaya dari pipa. Hasil dari solusi ini didapat dimensional parameter-parameter pipa, yang dilukiskan dengan grafik. Dalam grafik ini akan ditentukan berapakah tegangan maksimum pipa dengan mengetahui ketinggian gundukan atau karang  $\delta$ , yang dilalui jalur pipa.

Persamaan karakteristik panjang pipa  $L_c$ , tegangan karakteristik  $\sigma_c$  dan dimensional tension  $\beta$ , sama dengan persamaan pada analisis tegangan pipa yang melalui palung laut.

#### **BAB III**

# OPTIMASI DAN ANALISIS KEEKONOMIAN JARINGAN PIPA

#### 3.1. OPTIMASI

#### 3.1.1. <u>Umum</u>

Adalah proses untuk menemukan kondisi yang mampu memberikan nilai maksimum atau minimum dari sebuah fungsi. Biasanya sebuah disain sulit dioptimasi karena terlalu kompleks. Pada kasus seperti itu, memungkinkan untuk mengoptimasi subsistem dan kemudian pilihlah kombinasinya yang paling optimum.

Dasar dari proses optimasi adalah pertimbangan dalam pemilihan kriteria apa yang akan dioptimasi. Seperti halnya dalam perencanaan optimasi jaringan pipa yang akan diulas dalam tugas akhir ini adalah, bagaimana menentukan dimensi (diameter dan ketebalan dinding nominal) terhadap kebutuhan debit, tekanan operasi maupun tekanan lingkungan, dan kondisi lingkungan dimana jaringan pipa tersebut akan dipasang. Yang akhirnya akan dibandingkan terhadap biaya investasi minimum pembangunan jaringan pipa tersebut.

# 3.1.2. Prosedur Optimasi

Dalam mengoptimasi sebuah sistem, yang hampir aksiomatik, dimana fungsi objektif tergantung pada lebih dari satu variabel. Faktanya, beberapa sistem termal mempunyai lusinan atau bahkan ratusan variabel yang menginginkan teknik tinggi dalam proses pengoptimasiannya, dan kondisi batas (*constraint*) juga dibutuhkan dalam prosedur optimasi ini.

Ada beberapa metode yang digunakan dalam optimasi, namun yang digunakan untuk mengoptimasi jaringan pipa pada tugas akhir ini adalah metode *Geometric Programming*. Alasan penulis menggunakan metode *Geometric Programming*, karena metode ini mengoptimasi sebuah fungsi yang terdiri dari penjumlahan polinomial, dimana variabel-variabel yang tersedia naik menjadi eksponen yang bilangan bulat atau bukan. Dan

prosedur ini juga sangat cocok untuk optimasi pada sistem termal (W.F., 1989).

#### a. Geometric Programming

Adalah salah satu metode optimasi terbaru yang diperkenalkan oleh Clarence Zener, dengan memperkenalkan signifikansi geometrik dan aritmatik dalam mengoptimasi tanpa batas. Bentuk kalimat masalah yaitu sebagian diadaptasi oleh *geometric programming* adalah penjumlahan pangkat untuk kedua fungsi yang akan dioptimasi (*objective*) dan fungsi batasnya (*constraint*).

# b. Bentuk Fungsi Objective dan Constraint

Geometric programming diadaptasi untuk permasalahan-permasalahan dimana fungsi objektif dan batasan yang merupakan penjumlahan variabel polinomial. Variabel-variabel tersebut dapat diperoleh dari bilangan bulat atau bukan, yang naik menjadi eksponen bernilai positif maupun negatif.

# c. Derjat Kesulitan (Degree of Difficulty)

Duffin, Petersson, dan Zenner menemukan derajat kesulitan saat diaplikasikan pada permasalahan *geometric programming* sebagai

Dimana T<sub>p</sub> adalah jumlah seluruh term dalam fungsi. Saat derajat kesulitan di atas angka nol, barulah *geometric programming* ini dapat digunakan, tetapi metode yang dipakai akan menghasilkan persamaan non linear, yang mana kemungkinan nantinya akan memakan waktu lebih dibandingkan dengan metode lainnya.

# d. Mekanisme Solusi Untuk Satu Variabel Bebas, Kondisi Takterbatas.

Nilai optimal y\* akan dapat terlihat pada fungsi:

$$y = c_1 x^{a1} + c_2 x^{a2}$$
....[3.2]

Bentuk pecahannya akan didisain oleh symbol u, manjadi:

$$u_1 = c_1 x^{a1}$$
  $u_2 = c_2 x^{a2}$   $y = u_1 + u_2$ 

Geometric programming menekankan nilai optimal y\* dapat juga dihasilkan dalam bentuk yang dapat juga kita sebut dengan g\*

$$y * = g * = \left(\frac{c_1 x^{a_1}}{w_1}\right)^{w_1} \left(\frac{c_2 x^{a_2}}{w_2}\right)^{w_2} \dots [3.3]$$

Bahwa: 
$$w_1+w_2=1$$
.....[3.4]

Dan

$$a_1w_1 + a_2w_2 = 0$$
.....[3.5]

Konsekuensinya apabila x dihilangkan pada persamaan [3.3], maka persamaannya menjadi:

$$y * = g * = \left(\frac{c_1}{w_1}\right)^{w_1} \left(\frac{c_2}{w_2}\right)^{w_2}$$
....[3.6]

Dimana  $w_1$  dan  $w_2$  dikhususkan kepada persamaan [3.4] dan [3.5]

Signifikansi w<sub>1</sub> dan w<sub>2</sub> lebih lanjut lagi adalah pada titik optimum.

$$w_1 = \frac{u_1^*}{u_1^* + u_2^*} = \frac{u_1^*}{y^*}.$$
 [3.7]

$$w_2 = \frac{u_2^*}{u_1^* + u_2^*} = \frac{u_2^*}{y^*}.$$
 [3.8]

Persamaan [3.7] dan [3.8] sangat berguna untuk menyelesaikan x\*

# e. Kondisi Tak-terbatas, Optimisasi Multivariabel

Geometric programming untuk satu variabel independent merupakan perpanjangan dalam sebuah pendekatan menuju optimisasi multi variabel. Apabila aplikasi berlanjut ke konsentrasi pada permasalahan derajat kesulitan nol, dua variabel permasalahan, misalnya, akan mempunyai fungsi yang terdiri dari tiga keadaan.

Substansi prosedur penyelesaian matematika dari permasalahan ini adalah dengan membangun pola pemecahan sebagai berikut:

• Ajukan sebuah fungsi g dari persamaan [3.9]

$$g * = \left(\frac{U_1}{w_1}\right)^{w_1} \left(\frac{U_2}{w_2}\right)^{w_2} = \left(\frac{c_1 x^{a_1}}{w_1}\right)^{w_1} \left(\frac{c_2 x^{a_2}}{w_2}\right)^{w_2} \dots [3.9]$$

Dimana:  $w_1 + w_2 = 1$ 

- Rangkaian penjumlahan w akan sama dengan satu
- Maksimalkan ln g untuk

$$\sum_{i=1}^{N} w_i = 1$$

Untuk mendapatkan w optimal sama dengan pecahan u, adalah total dari persamaan [3.10].

$$w_1 = \frac{u_1}{u_1 + u_2}$$

$$w_2 = \frac{u_2}{u_1 + u_2}$$
[3.10]

Dengan nilai w optimal, fungsi g harus sama dengan fungsi aslinya yang dioptimasi.

- Optimasi fungsi. Penurunan terhadap x sekarang telah menjadi sebuah persamaan turunan parsial, dan turunannya sama dengan nol, menurut persamaan dikalikan dengan x<sub>i</sub> yang cocok.
- Hasilnya adalah penjumlahan tiap variabel

$$\sum_{i=1}^{I} a_{tn} w_t = 0$$

# f. Optimasi Kondisi Batas Dengan Derajat Kesulitan Nol

Tipe terakhir dari permasalahan *Geometric Programming* yang akan dibahas adalah kondisi batas yang tidak sama. Hanya kasus dengan derajat kesulitan sama dengan nol yang dipertimbangkan, dan total jumlah term  $(T_p)$  maksudnya adalah penjumlahan term dalam fungsi objektif dan kondisi batas. Untuk meminimalkan fungsi objektif, adalah sebagai berikut:

$$y = u_1 + u_2 + u_3$$
.....[3.11]

dan subjek yang menjadi kondisi batasnya adalah

$$u_4 + u_5 = 1$$
.....[3.12]

dimana u adalah polinomial dalama term dari keempat variabel bebas,  $x_1$ ,  $x_2$ ,  $x_3$ , dan  $x_4$ . Dan sebelah kanan persamaan kondisi batas harus satu kesatuan, yang mana tidak akan terjadi masalah selama satu term numerik murni muncul dalam persamaan. Apabila angka tersebut tidak menjadi satu kesatuan, persamaan yang ada dapat dibagi menjadi oleh bilangan untuk mengkonversinya menjadi satu kesatuan.

Fungsi objektif dapat ditulis kambali:

$$y *= g *= \left(\frac{u_1}{w_1}\right)^{w_1} \cdot \left(\frac{u_2}{w_2}\right)^{w_2} \cdot \left(\frac{u_3}{w_3}\right)^{w_3}$$
 .....[3.13]

dimana nantinya:

dan

$$w_i = \frac{u_i}{u_1 + u_2 + u_3}.$$
 [3.15]

Dan persamaan kondisi batasnya dapat ditulis sebagai:

$$u_4 + u_5 = 1 = \left(\frac{u_4}{w_4}\right)^{w_4} \cdot \left(\frac{u_5}{w_5}\right)^{w_5} \dots [3.16]$$

Dimana:

$$w_4 + w_5 = 1$$
.....[3.17]

dan

$$w_4 = \frac{u_4}{1} = u_4$$
 dan  $w_5 = \frac{u_5}{1} = u_5$ .....[3.18]

Persamaan [3.16] dapat dinaikkan menjadi pangkat M, dimana M adalah sebuah konstanta pengubah, dan nilainya tetap satu

$$1 = \left(\frac{u_4}{w_4}\right)^{Mw_4} \cdot \left(\frac{u_5}{w_5}\right)^{Mw_5}$$
 [3.19]

Pengalian selanjutnya

$$y = g = \left(\frac{u_1}{w_1}\right)^{w_1} \cdot \left(\frac{u_2}{w_2}\right)^{w_2} \cdot \left(\frac{u_3}{w_3}\right)^{w_3} \cdot \left(\frac{u_4}{w_4}\right)^{Mw_4} \cdot \left(\frac{u_5}{w_5}\right)^{Mw_5} \dots [3.20]$$

sisihkan sementara persamaan [3.13] sampai [3.20] dan kembali ke persamaan [3.11] dan [3.12], selesaikan dengan *Lagrange Multiplier* 

$$\nabla(u_1 + u_2 + u_3) - \lambda[\nabla(u_4 + u_5)] = 0.....[3.21]$$

$$u_4 + u_5 = 1$$
.....[3.22]

persamaan vektor [3.21] mewakili persamaan skalar, bentuk yang mana turunan parsialnya mengenai  $x_1$  sampai  $x_4$ . Dengan menggunakan kemudahan dari fakta, bahwa seluruh u adalah polinomial tiap persamaan skalar (pada persamaan [3.21]) dapat dikalikan dengan variabel sehubungan persamaan yang baru diturunkan. Hasilnya adalah:

$$a_{11}u_1^* + a_{21}u_2^* + a_{31}u_3^* - a_{41}u_4^* - a_{51}u_5^* = 0$$

Tanda bintang pada persamaan [3.23] mengindikasikan nilai-nilai optimal dari u. selanjutnya hasil persamaan [3.23] dapat disatukan dengan persamaan [3.13] sampai persamaan [3.20]. bagi persamaan [3.23] dengan y\*.

$$a_{11}u_1 + a_{21}u_2 + a_{31}u_3 - a_{41}u_4 - a_{51}u_5 = 0$$

$$a_{14}u_1 + a_{24}u_2 + a_{34}u_3 - a_{44}u_4 - a_{54}u_5 = 0...........[3.24]$$

Selama

$$w_1 + w_2 + w_3 = 1$$

Dari persamaan [3.17]

$$M_{W_4} + M_{W_5} = M.$$
 [3.25]

Sehingga menghasilkan:

$$y *= \left(\frac{u_1}{w_1}\right)^{w_1} \cdot \left(\frac{u_2}{w_2}\right)^{w_2} \cdot \left(\frac{u_3}{w_3}\right)^{w_3} \cdot \left(\frac{u_4}{w_4}\right)^{Mw_4} \cdot \left(\frac{u_5}{w_5}\right)^{Mw_5}$$

# 3.1.3. Fungsi-fungsi yang Digunakan

#### i. Debit

Merupakan fungsi yang digunakan untuk menyatakan berapa banyak volume, dalam konteks ini fluida, yang mengalir per satuan waktu. Atau dapat kita tuliskan dalam bahasa matematikanya sebagai berikut:

$$Q = A.U$$

Hubungan diameter dengan debit, adalah seperti pada persamaan di bawah ini:

$$Q = \frac{1}{4}\pi D^{2}.U$$

$$D = \sqrt{\frac{4Q}{\pi}}.$$
[3.26]

#### ii. Tekanan

Tekanan sangat mempengaruhi baik bagi aliran di dalam pipa maupun terhadap material pipa itu sendiri. Oleh karenanya perlu memperhitungkan tekanan yang diakibatkan oleh lingkungan terhadap pipa di samping tekanan yang terjadi dalam pipa selama operasional jalur pipa ini nantinya.

# a) Tekanan yang diakibatkan oleh lingkungan

Tekanan yang diakibatkan oleh lingkungan yang dimaksud adalah tekanan yang ditimbulkan akibat tekanan hidrostatik air laut yang bekerja pada pipa. Tekanan ini bernilai diasumsikan bernilai negatif karena arahnya yang menekan pipa.

$$P_h = \rho_w.g.h$$

# b) Hilang Tinggi Tekan ΔP

Faktor kedua yang mempengaruhi aliran dalam pipa adalah hilang tinggi tekan. Pada saat aliran mengalami hilang tinggi tekan, aliran dapat berubah fase, dari fase gas berubah menjadi fase liquid, yang artinya akan mempengaruhi jumlah debit yang mengalir dalam pipa. perubahan fase ini menyebabkan beban kerja bagi kompresor, akhirnya umur kompresor menjadi lebih singkat dari umur yang direncanakan, dan debit aliran tidak sesuai dengan debit rencana.

Hilang tinggi tekan sebenarnya dibagi menjadi dua, yaitu *minor losys* dan *major losys*. Pada tugas kali ini, penulis hanya menyertakan *major losys*, karena sedikit sekali ditemukan hilang tinggi tekan *minor losys*, seperti yang diakibatkan oleh elbow, fitting pipa, maupun valve yang dipasang sepanjang jaringan pipa. Hilang tinggi tekan *major losys* dipengaruhi oleh dimensi dan faktor kekasaran dinding pipa, seperti yang dapat dilihat pada persamaan di bawah ini:

$$\Delta P = f \frac{L_e}{D} \frac{U^2}{q} \rho_f. \tag{3.27}$$

$$\Delta P = f \frac{L_e}{D} \frac{\left(Q_{/A}\right)^2}{g} \rho_f$$

Sehingga hubungan diameter dengan hilang tinggi tekan menjadi:

$$D = \frac{f.L_e.(Q/A)^2.\rho_f}{\Delta P.g}$$

# iii. Ketebalan Dinding (Wall Thickness) Pipa

Ketebalan dinding (*wall thickness*) pipa merupakan ketebalan yang dibutuhkan agar dinding pipa tidak mengalami deformasi selama pipa tersebut di pasang maupun selama pipa tersebut beroperasi. Adapun ketebalannya ditentukan oleh tekanan internal dan eksternal pipa, diameter pipa yang dipasang, material yang digunakan, faktor sambungan pipa, faktor disain pipa, faktor temperatur operasi. Sehingga dapat kita tuliskan persamaannya menjadi:

$$t_{nom} = \frac{\Delta P.OD}{2.S.F.E.T}.$$
 [3.28]

Dan hubungan diameter pipa dengan tebal dinding nominal menjadi:

$$D = \frac{2.S.F.E.T.(t_{Nom} - t_a)}{\Delta P}$$

#### iv. Angka Reynolds

Adalah konstanta yang tidak memiliki satuan. Angka Reynolds ini tergantung pada diameter pipa, laju aliran rata-rata, viskositas fluida, dan density fluida dalam pipa.

$$R_e = \frac{\rho_{\text{f.U.D}}}{\mu}.$$
 [3.29]

Hubungan diameter terhadap angka Reynolds, adalah sebagai berikut:

$$D = \frac{R_e \cdot \mu}{\rho_f \cdot \left(Q/A\right)}$$

#### v. Faktor Gesek

Adalah faktor yang mempengaruhi debit sebuah aliran. Faktor gesek menentukan besar hilang tinggi tekanan akibat gesekan antara fluida dengan dinding pipa.

Untuk aliran laminar, dengan Re<2000

$$f = \frac{64}{R_e}$$
 [3.30]

Untuk aliran turbulen, dengan R<sub>e</sub> > 2000

$$\frac{1}{\sqrt{f}} = -2.\ln\left(\frac{e_{/D}}{3.7} + \frac{2.51}{R_e \cdot \sqrt{f}}\right).$$
 [3.31]

Hubungan diameter dengan faktor gesek adalah sebagai berikut:

Anggap:

$$a = -2. ln \left( \frac{e/D}{3.7} + \frac{2.51}{R_e \cdot \sqrt{f}} \right)$$

Sifat logaritma [1]:  $-a \ln b = \ln \frac{a}{b}$ 

Maka:

$$\frac{1}{\sqrt{f}} = ln \frac{2}{\left(\frac{e/D}{3.7} + \frac{2.51}{R_e \cdot \sqrt{f}}\right)}$$

Sifat logaritma [2]:  $\ln b = a$ , maka:  $b = e^a$ 

$$e^{1/\sqrt{f}} = \frac{2}{\left(\frac{e/D}{3.7} + \frac{2.51}{R_e \cdot \sqrt{f}}\right)} = \frac{2}{\left(e \cdot R_e \cdot \sqrt{f} + 2.51(3.7) \cdot D\right)/3.7D \cdot R_e \cdot \sqrt{f}}$$

$$e^{1/\sqrt{f}} = \frac{7.4D.R_e \cdot \sqrt{f}}{e.R_e \cdot \sqrt{f} + 2.51(3.7).D}$$

$$e^{1/\sqrt{f}}(e.R_e.\sqrt{f} + 9.287D) = 7.4D.R_e.\sqrt{f}$$

$$e.R_{e}.\sqrt{f} + 9.287D = \frac{7.4D.R_{e}.\sqrt{f}}{e^{1/\sqrt{f}}}$$

$$e.R_{e}.\sqrt{f} = \frac{7.4D.R_{e}.\sqrt{f}}{e^{1/\sqrt{f}}} - 9.287D$$

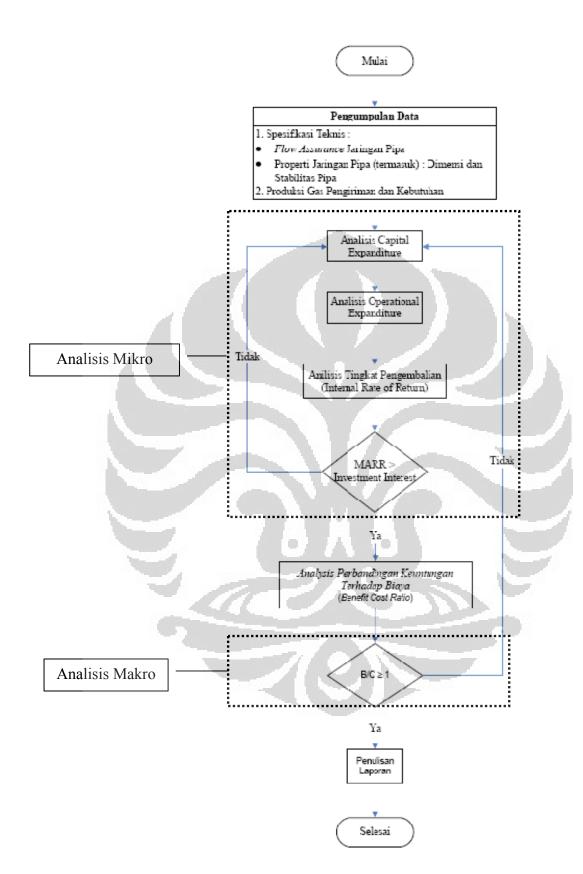
$$D = \frac{e.R_{e}.\sqrt{f}}{\left(\frac{7.4R_{e}.\sqrt{f}}{e^{1/\sqrt{f}}} - 9.287\right)}$$

# 3.2. ANALISIS KEEKONOMIAN

Dalam mengukur tingkat kelayakan sebuah proyek, tidak semata hanya berpatokan pada aspek teknis semata tetapi juga pada aspek ekonomi. Kedua aspek tersebut memegang peran penting yang saling bergantung satu dengan yang lainnya.

Pada tugas akhir ini sangat terlihat bagaimana keduanya memegang peranan penting dalam menentukan kelayakan sebuah proyek. Aspek teknis berfungsi sebagai sebuah tuntunan visual bagi pemilik pekerjaan, yang mampu meramalkan apa yang akan terjadi sewaktu keinginannya terlakasana. Sedangkan aspek ekonomi berguna sebagai pemberi batas yang jelas apakah proyek tersebut layak dilaksanakan atau tidak, karena dua faktor mendasar yang ingin diketahui oleh seorang investor, pertama dia ingin mengetahui apakah proyek, tempat dimana dia berinvestasi, itu menguntungkan atau tidak. Kemudian pertanyaan selanjutnya adalah, anggap saja proyek tersebut menguntungkan, berapa lamakah modal yang digunakannya dalam berinvestasi akan kembali.

Pada perhitungan kelayakan keekonomian menggunakan dua jenis analisis, yaitu analisis mikro dan analisis makro (DeGarmo Paul E. et al, 1997).



Gambar 3.1. Diagram alir analisis keekonomian proyek jaringan pipa distribusi gas

Analisis mikro mencakup tingkat pengembalian internal (*Internal Rate Of Return*), net present value (NPV), dan tingkat pengembalian minimum yang diinginkan (Most Attract Rate of Return/MARR). Ketiga faktor tersebut dijadikan dasar kelayakan dalam berinvestasi pada harga toll fee (dalam konteks ini adalah harga yang terbentuk pada saat fluida yang akan dijual mengalir dalam jaringan pipa). Sedangkan tinjauan analisis makro dilakukan dengan meninjau perbandingan manfaat terhadap biaya (*Benefit/Cost Ratio*).

#### a. Tingkat Pengembalian Internal (Internal Rate Of Return)

Metode tingkat pengembalian internal (*Internal Rate Of Return*) adalah metode tingkat pengembalian yang paling luas digunakan untuk menjalankan analisis investasi. Metode ini dikenal juga dengan metode arus kas terdiskonto (*discounted cash flow method*).

Suatu proyek dapat dikatakan berhasil bila memenuhi dua syarat berikut:

- Nilai NPV positif
- Bunga pada NPV kurang dari bunga IRR

Secara formula ekonomi IRR biasanya ditentukan secara coba-coba untuk memenuhi kondisi dimana nilai akumulasi aliran kas adalah nol pada akhir umur poryek.

$$-CI + \frac{A[1 - (1 + IRR)^{-N}]}{IRR} = 0$$
 [3.32]

Atau

$$\frac{A[1-(1+IRR)^{-N}]}{IRR} = CI$$

Kriteria ini menghitung tingkat diskonto yang menyamakan nilai sekarang dari suatu arus kas yang diharapkan dimasa yang akan datang, dengan pengeluaran investasi awal.

Persamaan lain untuk menghitung tingkat hasil pengembalian internal IRR adalah sebagai berikut:

$$\frac{cF_1}{(1+r)^1} + \frac{cF_2}{(1+r)^2} + \frac{cF_3}{(1+r)^3} + \cdots$$
 [3.33]

Dimana CF<sub>1</sub>, CF<sub>2</sub>, dan seterusnya adalah arus kas bersih pada tahun ke-satu dan seterusnya sampai tahun ke-n, dan n adalah umur proyek yang diharapkan, I<sub>0</sub> adalah biaya awal investasi dan r adalah tingkat pengembalian internal yang dicari untuk menjadikan *present value* dari arus kas bersih sama dengan *present value* pada biaya awal investasi.

# b. Net Present Value (NPV)

Adalah nilai akumulasi penerimaan atau aliran kas (*cash flow*), setelah dipotong pajak, pengembalian modal, pinjaman, dan bunga pinjaman, yang dihitung untuk jangka waktu tertentu. Indikator ini bermanfaat untuk menunjukan apakah dalam jangka waktu tertentu. Misalnya dengan jangka waktu N tahun, posisi investasi kita apakah berada pada titik impas (*break even point*), atau sudah menghasilkan manfaat dari investasi.

NPV bersifat positif menunjukan bahwa dalam jangka waktu tersebut rencana bisnis telah menunjukan adanya manfaat yang diperoleh dari proyek. Formula NPV dapat dituliskan sebagai berikut:

$$NPV = -CI + \frac{A[1 - (1+i)^{-N}]}{i}....[3.34]$$

Metode perhitungan secara matematis yang hamper sama dapat dilihat pada persamaan di bawah ini:

persamaan di bawah ini:  

$$NPV = \left[ \frac{CF_1}{(1+r)^1} + \frac{CF_2}{(1+r)^2} + \dots + \frac{CF_n}{(1+r)^n} \right] - I_0.$$
[3.35]

Dimana CF<sub>1</sub>, CF<sub>2</sub>, dan seterusnya sampai umur N sebuah reservoir adalah arus kas bersih dari nilai kekinian (*present value*) yang diharapkan sedangkan  $I_0$  adalah biaya awal investasi dan r adalah *discount rate* yang digunakan dalam analisis.

Nilai NPV positif atau lebih besar daripada nol menandakan proyek tersebut layak dilaksanakan.

# c. <u>Tingkat Pengembalian Minimum Yang Diinginkan (Most Attract Rate of Return/MARR)</u>

Tingkat pengembalian minimum yang diinginkan (*Most Attract Rate of Return/MARR*) merupakan indikator dalam pengambilan keputusan manajemen dari beberapa pertimbangan. Diantara pertimbangan-pertimbangan tersebut sebagai berikut:

- Jumlah uang yang tersedia untuk berinvestasi, dan sumber serta biaya dari dana-dana tersebut (yaitu: dana ekuitas atau dana pinjaman)
- Jumlah proyek baik yang tersedia untuk investasi dan keperluannya (yaitu, apakah mempertahankan operasi yang ada sekarang dan bersifat *esensial*, atau memperluas operasi sekarang dan bersifat *elektif*.)
- Besarnya resiko yang dirasakan sehubungan dengan peluang-peluang investasi menjadi ada untuk perusahaan dan biaya diperkirakan untuk mengelola proyek-proyek dalam cakrawala perencanaan pendek terhadap cakrawala perencanaan panjang
- Jenis organisasi yang terlibat (yaitu: pemerintah, utilitas publik, atau industri kompetitif)

Dalam teori, MARR, yang sering disebut juga tingkat tarif haruslah dipilih untuk memaksimalkan kesejahteraan ekonomis suatu organisasi, sesuai dengan jenis-jenis pertimbangan yang di atas. Masalahnya adalah ketika modal yang dimiliki tidak mampu menutupi seluruh kebutuhan investasi. Oleh karenanya perlu ada pertimbangan terhadap proyek-proyek yang diambil berdasarkan pada tingkat pengembalian minimum yang diinginkan.

#### d. Perbandingan Manfaat Terhadap Biaya (Benefit/Cost Ratio)

Metode perbandingan manfaat terhadap biaya (Benefit/Cost Ratio) mencakup perhitungan perbandingan manfaat terhadap biaya. Dalam mengevaluasi proyek-proyek, nilai uang terhadap waktu haruslah dipertimbangkan berdasarkan perhitungan waktu arus kas (manfaat) yang terjadi setelah proyek dimulai. Sehingga perbandingan B/C sebenarnya merupakan perbandingan manfaat terdiskonto terhadap biaya terdiskonto.

Perbandingan B/C didefinisikan sebagai perbandingan dari nilai ekivalen manfaat-manfaat terhadap nilai ekvalen biaya-biaya. Ukuran nilai ekivalen yang diterapkan dapat berupa nilai sekarang, nilai tahunan, atau nilai masa depan, tetapi biasanya, AW, atau PW yang digunakan. Tingkat bunga menggunakan perhitungan nilai ekivalen.

Perbandingan B/C konvensional dengan metode PW dapat dituliskan sebagai berikut:

$$B/C = \frac{PW(manfaat \ proyek \ yang \ diusulkan)}{PW(biaya \ total \ proyek \ yang \ diusulkan)} = \frac{PW(B)}{1+PW(0\&M)}.....[3.36]$$

Perbandingan B/C termodifikasi dengan metode PW dapat dituliskan sebagai berikut:

$$B/C = \frac{PW(B) - PW(0\&M)}{1}$$
....[3.37]

Pembilang dari perbandingan manfaat /biaya termodifikasi menyatakan nilai ekivalen manfaat dikurangi nilai dari biaya-biaya O&M, dan penyebut hanya mencakup biaya-biaya investasi awal. Proyek diterima jika perbandingan B/C, lebih besar dari 1.0

Perbandingan B/C konvensional dengan metode PW, nilai sisa disertakan, dapat dituliskan sebagai berikut:

$$B/C = \frac{PW(manfaat \ proyek \ yang \ diusulkan)}{PW(biaya \ total \ proyek \ yang \ diusulkan)} = \frac{PW(B)}{1 - PW(S) + PW(O\&M)}.....[3.38]$$

Perbandingan B/C termodifikasi dengan metode PW, nilai sisa disertakan, dapat dituliskan sebagai berikut:

$$B/C = \frac{PW(B) - PW(0\&M)}{1 - PW(S)}$$
...[3.40]

Perbandingan B/C yang dihasilkan untuk semua rumus di atas akan memberikan hasil-hasil yang konsisten dalam menentukan kedapat diterimaan suatu proyek (misalnya, baik B/C > 1.0 atau B/C = 0). Besaran perbandingan B/C akan berbeda antara metode konvensional dan termodifikasi, meskipun keputusan yang diambil nantinya tergantung pada pemilihan metode mana yang lebih cocok.

# e. Biaya Operasional

Biaya operasional adalah biaya yang dikeluarkan untuk keperluan pipa transmisi selama umur proyek. Biaya ini meliputi:

- Biaya perawatan pipa rutin yang timbul tiap tahun, diasumsikan 3% dari investasi pipa, kenaikan biaya ini adalah 5% per tahun.
- Biaya perawatan kompresor rutin yang timbul setiap tahun diasumsikan 3% dari investasi kompresor, kenaikan biaya ini adalah 5% per tahun.

- Biaya operasional kompresor meliputi biaya listrik, bahan bakar, dan semua biaya yang terkait dengan pengoperasian kompresor secara rutin tiap tahun diasumsikan 10% dari biaya investasi kompresor. Kenaikan ini adalah 5% per tahun.
- Biaya overhaul kompresor dihitung setiap 5 tahun dan besarnya 50% dari nalai investasi kompresor.

#### f. Biaya Bunga

Bunga pinjaman merupakan tingkat pengembalian pinjaman yang harus dibayarkan, tingkat bunga sangat menentukan dari asal pinjaman. Pada perhitungan ini diasumsikan bunga pinjaman adalah 9%.

# g. Biaya Depresiasi

Depresiasi didefinisikan sebagai "penurunan nilai". Nilai yang dimaksud adalah, nilai kepuasan pemilik barang terhadap produktivitas dari sebuah barang produksi itu sendiri. Langkah pertama yang dilakukan adalah menentukan metode perhitungan depresiasi.

Metode ini menghasilkan nilai depresiasi konstan yang diaplikasikan terhadap nilai buku sebuah aset.

Depresiasi Declining Balance = 
$$\frac{2}{\text{total umur produktivitas}}$$
 (nilai buku)......[3.41]

Untuk metode *Declining Balance* adalah biaya aset P dikurangi dengan depresiasi total pada akhir tahun ke-n, atau dapat dituliskan sebagai berikut:

Nilai Buku = P - total DDB pada akhir tahun ke - n

$$= P - P \left[ 1 - \left( 1 - \frac{2}{N} \right)^n \right] = P \left( 1 - \frac{2}{N} \right)^n \dots [3.42]$$

Dari berbagai metode perhitungan depresiasi, penulis memutuskan memakai metode ini, karena penulis tidak mengetahui nilai sisa dari barang yang ditinjau pada akhir umur produktivitasnya. Atau dengan kata lain, nilai buku DDB bebas dari estimasi nilai sisa asset yang ditinjau (Donald G. Newnan, 1998).

#### h. Tingkat Diskonto

Tingkat terdiskonto merupakan perubahan nilai uang sebagai fungsi waktu, tingkat diskonto pada analisis ini adalah sebesar 9% dan digunakan pada analisisNPV.

#### i. Analisis Resiko

Resiko dapat dimanifestasikan sebagai sebagai tingkat ketidakpastian, selama berinvestasi, yang mengakibatkan terputusnya informasi-informasi yang dibutuhkan oleh investor untuk mengetahui parameter-parameter ekonomi yang dapat mempengaruhi aliran dana.

Para investor memerlukan beberapa indikasi yang mampu mewakili resikoresiko apa saja yang akan terjadi dengan proyek yang dibiayainya selama umur investasi. Sehingga akan mempengaruhi tingkat pengembalian, dan berapa jumlah modal yang diinvetasikan, serta biaya-biaya pada proyek tersebut.

Resiko yang mempengaruhi tingkat pengembalian salah satunya adalah shutdown time. Resiko shutdown time dapat terjadi akibat kegagalan system yang dipakai, atau juga karena pekerjaan pemeliharaan sehingga pemilik harus mematikan sistemnya selama waktu yang ditentukan.

Resiko *shutdown time* mempengaruhi jumlah produksi harian, sehingga dapat mempengaruhi tingkat pengembalian secara langsung. Dalam analisis ini, penulis menetapkan *shutdown time* 10 hari. Sehingga total hari produksi dalam satu tahun kalender dikurangi dengan jumlah hari *shutdown time* 

#### **BAB IV**

#### ANALISIS OPTIMASI DAN KEEKONOMIAN

# 4.1. Optimasi Dimensi Jaringan Pipa

Tujuan optimasi dimensi jaringan pipa adalah untuk mencari diameter optimum yang mana mampu memenuhi kebutuhan konsumen, dalam hal ini adalah Pembangkit Listrik Muara Tawar di Bekasi.

Konsekuensinya, pipa tersebut harus memiliki tebal dinding (*wall thickness*) sehingga mampu menahan tekanan operasional, tekanan lingkungan dan stabilitasnya selama operasi. Dengan mempertimbangkan biaya optimum investasi.

Biaya optimum investasi (y) adalah seluruh pengembalian (R) dikurangi dengan biaya pengeluaran selama operasi.

$$y = R - C$$
 [4.1]

# a. Pengembalian

Pengembalian diasumsikan sebagai seluruh biaya yang masuk dalam aliran biaya selama operasional, yaitu hasil produksi dipotong dengan royalti.

$$R_n = [(produksi - FTP - CR) - 25\% DMO + 15\% DMO Fee]xP_{gas}$$

Seperti yang terlihat pada skema pembagian produksi Pemerintah-Kontraktor (gambar [4.1]) dan aliran kas dalam tabel [4.9].

# b. Pengeluaran

Adalah seluruh biaya yang dikeluarkan selama masa investasi.

Yang dipertimbangkan adalah:

$$C = investasi + depresiasi + (operasional \& maintenance)$$
..... [4.2]

Untuk lebih jelasnya dapat dilihat pada tabel [4.9] aliran kas.

Biaya investasi dibagi kedalam beberapa pembiayaan:

- i. Biaya pipa
  - Biaya pembelian pipa  $y_1 = 1.157XD^{1.5}$
  - Biaya pemasangan pipa  $y_2 = (7\%)*1.157XD^{1.5}$
  - Biaya pemeliharaan pipa  $y_3 = [3\%*1.05^{(N-1)}]*[(1.157XD^{1.5}) + ((0.07*1.157XD^{1.5})]$

sehingga biaya pipa menjadi:

$$y_{pipa} = y_1 + y_2 + y_3$$

ii. Biaya compressor

$$y_{compressor} = (6*10^{-4}) * [(\Delta P * 1.234 D^{3}) / (f * L * \rho)] + 0.459* [(\Delta P * 1.234 D^{3}) / (f * L * \rho)]^{0.5} + 707$$

total biaya investasi adalah:

$$y_{investasi} = y_{pipa} + y_{compressor}$$

$$y_{investasi} = \{ [(1.157\text{XD}1.5)] + [0.07 * 1.157\text{XD}^{1.5}] + [3\% * 1.05^{(N-1)}] * [(1.157\text{XD}1.5)] + (0.07 * 1.157\text{XD}^{1.5}] \} + \\ \left\{ \left[ (6\text{x}10^{-4}) * \left[ \frac{(\Delta P * 1.234 D^{3})}{(f * L * \rho)} \right] + 0.459 * \left[ \frac{(\Delta P * 1.234 D^{3})}{(f * L * \rho)} \right]^{0.5} + \right. \\ \left. 707 \right] + (10\% * 1.05^{N-1}) [(6\text{x}10^{-4}) * [(\Delta P * 1.234 D^{3})] * (f * L * \rho)] + (4.59\text{x}10^{3}) * [(\Delta P * 1.234 D^{3})] * (f * L * \rho)]^{0.5} + 707] \right\}$$

# Kasus yang Dianalisis

Tabel 4.1 Kasus yang Dianalisis

No.	Parameter	Jumlah
1.	Properti Fluida dalam Pipa	
	1.1 Specific Gravity (G)	0.05
	1.2 Density fluida (ρ)	$50 \text{ kg/m}^3$
	1.3 Temperatur Operasi (T <sub>op</sub> )	$35^{0}$ C
2.	Properti Pipa	
	2.1 Kelas Pipa (E)	1.00
	2.2 Faktor Disain Wilayah (F)	0.72
	2.3 Faktor Derating Temperatur (T)	1.00
	2.4 Tebal Dinding Ijin Untuk Korosi (t <sub>a</sub> )	0.003 m
	2.5 Modulus Young (E <sub>m</sub> )	$2.07 \times 10^5 \text{ N/m}^2$
	2.6 Poisson Rasio (v)	0.3
	2.7 Faktor Kekasaran (f)	0.02
	2.8 Density Pipa (ρ <sub>p</sub> )	$7850 \text{ kg/m}^3$
	2.9 Kekasaran Material (e)	0.046 m
	2.10 Kondisi Pipa Tertumpu (c)	1.571
	2.11 Faktor <i>collapse</i> pipa (f <sub>0</sub> )	0.7
	2.12 Panjang Rute Pipa	160,000 m
3.	Kondisi Lingkungan	
	3.1 Density Air Laut (ρ <sub>laut</sub> )	1025 kg/m <sup>3</sup>
	3.2 Kekasaran Dasar Laut (µs) (asumsi tanah	0.7
	berpasir)	
4.	Parameter Ekonomi	
	4.1 Lama investasi (N)	15 tahun
	4.2 Harga rata-rata penjualan gas	5 USD/mmbtu
	4.3 Bunga Pinjaman (i)	9 %
	4.4 Resiko Shutdown time	10 hari

Masukan nilai-nilai kasus yang dianalisis

$$y_{investasi} = \{ [(1.157\text{XD}^{1.5})] + [0.07 * 1.157\text{XD}^{1.5}] + [3\% * 1.05^{(N-1)}] * [(1.157\text{XD}^{1.5})] + (0.07 * 1.157\text{XD}^{1.5})] \} + \{ (6\text{x}10^{-4}) * [(\Delta P * 1.234 D^{3}) / (0.02 * L * 50)] + 0.459 * [(\Delta P * 1.234 D^{3}) / (0.02 * L * 50)]^{0.5} + 707 \}$$

Sederhanakan:

$$\begin{aligned} y_{investasi} &= \\ & \left\{ \left( 1 + 0.0315^{(N-1)} \right) \left[ \left[ 1.157XD^{1.5} \right] + \right. \\ & \left[ 0.07 * 1.157XD^{1.5} \right] \right] \right\} + \left\{ \left( 1 + 0.105^{(N-1)} \right) \left[ \frac{0.037 * \Delta P * D^3}{L} + \right. \\ & \left. 3.605 * \left( \frac{\Delta P * D^3}{L} \right)^{0.5} + 707 \right] \right\} \end{aligned}$$

#### c. Optimasi Investasi

Syarat investasi optimal adalah keuntungan maksimum dan /atau investasi yang minimum. Dalam tugas akhir ini, penulis mengasumsikan investasi yang optimal adalah dengan biaya investasi minimum. Atau dapat dituliskan sebagai berikut:

$$y_{investasi} = y_{investasi} = y_{investasi} = y^* \dots [4.3]$$

Jadi fungsi objektifnya adalah:

$$y = y_{investasi}$$

$$y = \left\{ \left( 1 + 0.0315^{(N-1)} \right) \left[ \left[ 1.157XD^{1.5} \right] + \left[ 0.07 * 1.157XD^{1.5} \right] \right] \right\} + n *$$

$$\left\{ \left( 1 + 0.105^{(N-1)} \right) \left[ \frac{0.037 * \Delta P * D^3}{L} + 3.605 * \left( \frac{\Delta P * D^3}{L} \right)^{0.5} + 707 \right] \right\}$$

Masukan nilai parameter

$$n = \frac{160\,000}{L}$$

$$y = \left\{ \left( 1 + 0.0315^{(15-1)} \right) \left[ \left[ 1.157XD^{1.5} \right] + \left[ 0.07 * 1.157XD^{1.5} \right] \right] \right\} + \frac{160\,000}{L} * \left\{ \left( 1 + 0.105^{(15-1)} \right) \left[ \frac{0.037*\Delta P*D^3}{L} + 3.605 * \left( \frac{\Delta P*D^3}{L} \right)^{0.5} + 707 \right] \right\}$$

$$y = \left\{ (1 + 9.4699x10^{-22}) \left[ [1.157XD^{1.5}] + [0.07 * 1.157XD^{1.5}] \right] \right\} + \frac{160\ 000}{L} * \left\{ (1 + 1.9799x10^{-14}) \left[ \frac{0.037*\Delta P*D^3}{L} + 3.605 * \left( \frac{\Delta P*D^3}{L} \right)^{0.5} + 707 \right] \right\}$$

$$y = \left[ \left[ 1.157XD^{1.5} \right] + \left[ 0.07 * 1.157XD^{1.5} \right] \right] + \left[ \frac{5920*\Delta P*D^3}{L^2} \right] +$$

$$73440 \left( \frac{\Delta P*D^3}{L^3} \right)^{0.5} + \frac{1.1312x10^8}{L}$$
[4.4]

Dimensi yang diperoleh dari optimasi ini nantinya, diharapkan mampu mempertahankan kehandalannya terhadap tekanan kritis buckling selama operasinya (kondisi batas).

$$\frac{\Delta P = f_0. P_c}{\frac{S_y.\Delta P - 2S_y.\Delta P.v^2 + \Delta P.v^4}{f_0^2}} = \frac{\frac{4S_y^2 \left(\frac{t}{D}\right)^2 - 8S_y^2 \left(\frac{t}{D}\right)^2 v^2 + 4S_y^2 \left(\frac{t}{D}\right)^2 v^4}{4S_y \left(\frac{t}{D}\right)^2 f_0^2} + 4E_m^2 \left(\frac{t}{D}\right)^6}$$

Masukan parameter dari tabel [4.1]:

$$\frac{S_{y}.\Delta P - 2S_{y}.\Delta P.(0.3)^{2} + \Delta P.(0.3)^{4}}{(0.7)^{2}} = \frac{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} - 8S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} (0.3)^{2} + 4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} (0.3)^{4}}{4S_{y} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} (0.7)^{2}} + \frac{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} (0.7)^{2}}{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} (0.7)^{2}} + \frac{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} (0.7)^{2}}{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} (0.7)^{2}} + \frac{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} (0.7)^{2}}{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} (0.7)^{2}} + \frac{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2}} + \frac{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2}}{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2}} + \frac{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2}}{2S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2}} + \frac{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2}}{2S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2}} + \frac{4S_{y}^{2} \left(\frac{t}{D}\right)^{2}}{2S_{y}^{2$$

$$4(2.07 \times 10^5)^2 (t/D)^6$$

Sederhanakan:

$$1.874S_{y}.\Delta P = 2.041.S_{y} - 0.367S_{y} + 2.041S_{y} + 8.28x10^{10} {t/D}^{6}$$

$$\frac{3.715.S_{y} + (8.28x10^{10} {t/D}^{6})}{S_{y}.\Delta P} = 1$$
[4.5]

Sehingga degree of difficulty (DOD) persamaan-persamaan diatas adalah:

$$DOD = T - (N + 1)$$

$$DOD = (T_o + T_c) - (N_o + N_c + 1)$$

$$DOD = (5 + 2) - (4 + 2 + 1) = 0$$

$$y^* = \left(\frac{1.157}{w_1}\right)^{w_1} \left(\frac{0.08099}{w_2}\right)^{w_2} \left(\frac{5920}{w_3}\right)^{w_3} \left(\frac{73440}{w_4}\right)^{w_4} \left(\frac{1.1312x10^8}{w_5}\right)^{w_5} \left(\frac{3.715}{w_6}\right)^{Mw_6} \left(\frac{8.28x10^{10}}{w_7}\right)^{Mw_7}$$

Jadi:

Dengan substitusi didapat:

Tabel 4.2 Rekapitulasi Nilai w

-2.217
2.217
-0.475
0.581
1.02
-0.421
0.319
0.429

Sehingga:

$$\begin{split} y^* \\ &= \left(\frac{1.157}{-2.217}\right)^{-2.217} \left(\frac{0.08099}{2.217}\right)^{2.217} \left(\frac{5920}{-0.475}\right)^{-0.475} \left(\frac{73440}{0.581}\right)^{0.581} \left(\frac{1.1312x10^8}{1.02}\right)^{1.02} \\ &\left(\frac{3.715}{-0.421}\right)^{-0.181} \left(\frac{8.28x10^{10}}{0.319}\right)^{0.137} \end{split}$$

$$y^* = (-4.228)(6.508x10^{-4})(-0.0113)(920.705)(1.606x10^8)$$
  
 $(-1.483)(36.623)$ 

$$y^* = 2.497x10^8$$

Maka:

$$U_n = y^* x w_n$$

Tabel 4.3 Rekapitulasi nilai U

$U_1$	- 553 589 405.5
$U_2$	553 589 405.5
$U_3$	- 118 608 465.3
$U_4$	145 076 880.7
$U_5$	254 696 072.9
$U_6$	- 105 124 555.6
$U_7$	79 654 948.29

# Sehingga:

Dipilih pipa dengan diameter 32" x 15.88mm W.T. Grade X65

Tabel 4.4 Resume Analisis Optimasi Dengan Asumsi Diameter Berbeda

D	t	ΔΡ	Sy	Q
(m)	(m)	(Pa)	(MPa)	mmscfd
0.711	50.19125097	23819.076	674.011	440
0.762	26.90665342	19349.458	547-533	440
0.813	15.0189481	15931.699	450.821	440
0.864	8.686218394	13273.715	375.608	440
0.916	5.13328248	11139.028	315,202	440
7 4 9				
		47	W.T.	
813	mm	X65	14.27mm W.T	

## 4.2. Analasis Keekonomian

## 1. Analisis Bill of Quantity

Tabel 4.

				LABUHAN MA	RINGGAI - N	(UARA TA)	WAR (PGN SS)	WJ-II)		
	_			Cost Breakdow	n Linepipe a	nd Subsea	Valves Procure	ement	11	
		LABUHAN	MARINGGAI - MUARA TA	WAR (PGN SSWJ-II	)		7		DATE	June, 2006
						-48		A 15	CURRENCY	USD
No.			Item	Description / Spec	Quantity	Unit	Unit Cost	Reference	Item Cost	Total Cost
1.0	Jaringan I	Pipa Labuha	n Maringgai - Muara		1 0					\$ 204,251,2
			The same of the sa		\ /					
	1.1	32" Pipel	ine							
			Maringgai - Muara Bekasi	(PGN SSWJ-II)	160000	m				
		Line Pipe	Allowance (Buckling &		1.50%	%	7.			
		Line Pipe	Spare (freespan & repair	s)———	0.50%	%	-			
		Tie in Spi	ool (Tie in spool length fro	m end of pipeline t	0	m				
		Purchase	Order Adjustment		0	m				
		Total Line	e Pipe Length		163200	m				
		Total Line	e Pipe Quantity		13600	Joints				
		Line Pipe	Diameter		0.356	m				
		Line Pipe	Wall Thickness		0.0143	m				
		Line Pipe	Unit Weight		282.00	kg/m				
		1.1.1	Total Weight of Line P	pe (Plus \$40 for tra	46022	Te	\$ 4,269	Supplier	\$ 196,469,626	
		1.1.2	Anti-Corrosion Coating	FBE (450 micron) ir	163200	m	\$ 46.32	Supplier	\$ 7,559,424	
		1.1.3	Anodes	-	5.00	Te	\$ 8,625	Supplier	\$ 43,125	
		1.1.4	Field Joint Coating (inc		13599	ea.	\$ -	Supplier	\$ -	
		1.1.5	Free Span Material (in		20	lot	\$ -	Supplier	\$ -	
		1.1.6	Pipeline and Umbilical	Crossing (incld. Mat	15	Te	\$ 7,937	Supplier	\$ 119,048	
		1.1.7	Storage Cost		1		\$ 50,000	Supplier	\$ 50,000	

#### Bill of Quantity

	1.2	Flowline	Mounted Equipments						
		1.2.1	Barred Tee 14" x 8"	0	: ea	\$ 2,217	Supplier	\$ -	
		1.2.2	Tee/Valve Assembly &	0.0	Te Te	\$ 7,937	Supplier	\$ -	
		1.2.3	90 Deg Elbow 8"	0	ea	\$ 317	Supplier	\$ -	
		1.2.4	Barred Tee 14" x 14"	0	ea	\$ 1,800	Plug Estimate (ref. other project)	\$ -	
		1.2.5	Barred Tee 8" x 8"	0	ea	\$ 1,320	Plug Estimate (ref. other project)	\$ -	
		1.2.6	8" Flanges (3 tie in spools and flange at eac	0	ea	\$ 362	Supplier	\$ -	
		1.2.7	14" Flanges (3 tie in spools and flange at ea	0	ea	\$ 792	Supplier	\$ -	
		1.2.8	Waco Quick Connector	0	ea	\$ 6,000	Plug Estimate	\$ -	
		1.2.9	Blinds, Bolts, Nuts and Gaskets included in	0	lot	\$ 12,000	Plug Estimate	\$ -	
		1.2.10	Withodling Tax for item 1,2,2	0	lot	\$ -	3% from total cost	\$ -	
	1.3	Custom F	ees	1	lot	\$ 10,000		\$ 10,000	
TOTAL									\$ 204,251,222

## 2. Analisis Rekapitulasi Capital Expanditure (Capex)

Tabel 4.6 Rekapitulasi *Capital Expanditure* 

		LABITHAN MARINGGAL- MITARA TAWAR	(PGN SSWIJI)				DATE	June, 200	6
		EADOTIAN MAININGAL MOAIN TAWAN	(1 (1 (1 ) ) (1 )		100		CURRENCY	USD	
		4		h	1				
		Item De	escription / Spec	Quantity	Unit	Unit Cost	Item Cost	Т	otal Cost
L				7	/			\$	249,771,965
1.1							7.0		
	Panjang J	aringan Pipa		160.00	km	1000	100 V		
				2,00	km/day				
	Kehilang	n Waktu Karena Masalah Mesin	The same of the sa	5	%		7		
	Kehilang	n Waktu karena Cuaca		3	days				
	Pek. Peng	gelaran		5	days				
	1.1.1	Durasi Penggelaran		80	days	The same of the sa			
	1.1.2	Durasi Penggelaran (termasuk wkt. yg. hilang	g)	92	days	\$ 291,000	\$ 26,772,000		
	1.1.3	Waktu Tambahan Untuk Pek. Penggelaran		1	day	\$ 291,000	\$ 291,000		
	1.1.4	Durasi Pengurukan		24	days	\$ 115,000	\$ 2,760,000		
	1.1.5	Waktu Tambahan Untuk Pek. Pengurukan		1.07	day	\$ 115,000	\$ 115,000		
1.2	Survey B	awah Laut (Included in 3.1 - lump sum)							
	1.2.1		ide scan sonar)	5	days		\$ -		
	1.2.2	Lay survey (concurrent with pipelay)		92	days	100	\$ -		
	1.2.3	Freespan Correction		2	days	291,000	\$ 582,000		
	1.2.4	Post lay / As Built Survey		7	days	1	\$ -		
1.3	Pro Come	nissioning	Cost Split 20:80 between I	ofield 9. Ev	nort .				
1.5	1.3.1	Deploy Pig Launcher/Receiver (installed inte		L	lump sum	\$ 1,708,000	\$ 1,708,000		
	-	Flood, Gauge & Hydrotest for 32"(by pipelay		3	days	3 1,/00,000	\$ 1,700,000		
	1.3.2	Flood, dauge & Hydrotest for 32 (by pipelay	r 32" - incld. in item 1.4.1	1	lump sum		ś -		
	1.1	LABUHAN M  1.1 32" Pipelii Panjang Ji Penggelai Kehilanga Kehilanga Pek. Peng 1.1.1 1.1.2 1.1.3 1.1.4 1.1.5 1.2 Survey Ba 1.2.1 1.2.2 1.2.3 1.2.4	JARINGAN PIPA LABUHAN MARINGGAI - MUARA TAWAR  1.1 32" Pipeline Panjang Jaringan Pipa Penggelaran Efektif Rata-rata Kehilangan Waktu Karena Masalah Mesin Kehilangan Waktu karena Cuaca Pek. Penggelaran 1.1.1 Durasi Penggelaran 1.1.2 Durasi Penggelaran (termasuk wkt. yg. hilang 1.1.3 Waktu Tambahan Untuk Pek. Penggelaran 1.1.4 Durasi Pengurukan 1.1.5 Waktu Tambahan Untuk Pek. Pengurukan 1.1.5 Waktu Tambahan Untuk Pek. Pengurukan 1.1.5 Lay Survey (using anchor handler tug & s 1.2.1 Pre-lay Survey (using anchor handler tug & s 1.2.2 Lay survey (concurrent with pipelay) 1.2.3 Freespan Correction 1.2.4 Post lay / As Built Survey	JARINGAN PIPA  LABUHAN MARINGGAI - MUARA TAWAR  1.1 32" Pipeline Panjang Jaringan Pipa Penggelaran Efektif Rata-rata Kehilangan Waktu Karena Masalah Mesin Kehilangan Waktu karena Cuaca Pek. Penggelaran 1.1.1 Durasi Penggelaran 1.1.2 Durasi Penggelaran (termasuk wkt. yg. hilang) 1.1.3 Waktu Tambahan Untuk Pek. Penggelaran 1.1.4 Durasi Pengurukan 1.1.5 Waktu Tambahan Untuk Pek. Pengurukan 1.1.5 Waktu Tambahan Untuk Pek. Pengurukan 1.2 Survey Bawah Laut (Included in 3.1 - lump sum) 1.2.1 Pre-lay Survey (using anchor handler tug & side scan sonar) 1.2.2 Lay survey (concurrent with pipelay) 1.2.3 Freespan Correction 1.2.4 Post lay / As Built Survey	Item Description / 5pec Quantity  JARINGAN PIPA LABUHAN MARINGGAI - MUARA TAWAR  1.1 32" Pipeline Panjang Jaringan Pipa 160.00 Penggelaran Efektif Rata-rata 2.00 Kehilangan Waktu Karena Masalah Mesin 55 Kehilangan Waktu karena Cuaca 3 Pek. Penggelaran 55 1.1.1 Durasi Penggelaran 56 1.1.2 Durasi Penggelaran (termasuk wkt. yg. hilang) 92 1.1.3 Waktu Tambahan Untuk Pek. Penggelaran 1 1.1.4 Durasi Pengurukan 24 1.1.5 Waktu Tambahan Untuk Pek. Pengurukan 1 1.2 Survey Bawah Laut (Included in 3.1 - lump sum) 1 1.2.1 Pre-lay Survey (using anchor handler tug & side scan sonar) 5 1.2.2 Lay survey (concurrent with pipelay) 92 1.2.3 Freespan Correction 2 1.2.4 Post lay / As Built Survey 7	Item   Description / Spec   Quantity   Unit	Item Description / Spec Quantity Unit Unit Cost  JARINGAN PIPA LABUHAN MARINGGAI - MUARA TAWAR  1.1 32" Pipeline Panjang Jaringan Pipa Penggelaran Efektif Rata-rata Kehilangan Waktu Karena Masalah Mesin Kehilangan Waktu Karena Masalah Mesin Kehilangan Waktu karena Cuaca Pek. Penggelaran 1.1.1 Durasi Penggelaran 1.1.2 Durasi Penggelaran 1.1.2 Durasi Penggelaran (termasuk wkt. yg. hilang) 1.1.3 Waktu Tambahan Untuk Pek. Penggelaran 1.1.4 Durasi Pengurukan 1.1.5 Waktu Tambahan Untuk Pek. Pengurukan 1.1.5 Waktu Tambahan Untuk Pek. Pengurukan 1.1.6 Waktu Tambahan Untuk Pek. Pengurukan 1.1.7 Pre-lay Survey (using anchor handler tug & side scan sonar) 1.2.1 Pre-lay Survey (using anchor handler tug & side scan sonar) 1.2.2 Lay survey (concurrent with pipelay) 1.2.3 Freespan Correction 1.2.4 Post lay / As Built Survey 7 days	Item	Item   Description   Spec   Quantity   Unit   Unit   Unit   Cost   Item Cost   T

1.4	Mobilisa	si & Demobilisasi					
	1.4.1	Lay Barge incl Pipehaul Barge + Tug	1	lump sum	\$ 9,442,000	\$ 9,442,000	
	1.4.2	Additional Mobilization for ROV & Grouting Spread	1	lump sum	\$ 411,653	\$ 411,653	
	1.4.3	3rd Party Flooding, Gauging, Hydrotesting for 32" - incld. in item 4.4	1	lump sum	\$ -	\$ -	
1.5	Crossing	3rd Party Pipeline					
	1.5.1	CNOOC 22" Pipeline, Formality Costs & Pertamina West Java Cable	2	lot	\$ 20,000	\$ 30,000	
1.6	Transpo	rtation of Line Pipe from Coating Yard to Field (inlcd. 1.7.1 - 1.7.3)	1	lump sum	\$ 1,998,000	\$ 1,998,000	
	1.6.1	32" Line Pipe					
	1.6.2	Transportation Cost for Line Pipe Barge & Tugs					
	1.6.3	Miscellaneous Transportation Cost				4	
	1.6.4	Transportation from	1	lump sum	\$ 8,000	\$ 8,000	
			-		4	8 8	
1.7	Withold	ing Tax	1	lot	\$ 1,403,090	\$ 1,403,090	
						/	
1.8	Pipeline	Material & Utility Procurement	1	lump sum	\$ 204,251,222	\$ 204,251,222	

2.0	BIAYA K	ONTRAKTOR	500 9		- 4	\$ 2,652,000
	2.1	Contractor Procurement Cost (incld. in 2.2)	1 lot	\$ -	\$ -	
	2.2	Contractor PMT, Engineering & Documentation Cost	1 lot	\$ 2,652,000	\$ 2,652,000	
3.0	KOMPR	SSOR NAMES OF THE PROPERTY OF	Annual Contract of the Contrac	- Carrie		\$ 1,250,000
	3.1	Pembelian Kompressor	1 ea	\$ 1,000,000	\$ 1,000,000	
		The state of the s	The second			
	3.2	Pek. Pemasangan Kompressor	1 lump sum	\$ 250,000	\$ 250,000	
			The second			
TOTAL						\$ 252,423,965

## 3. Analisis Rekapitulasi Operational Expanditure (Opex)

Tabel 4.7 Rekapitulasi *Opertional Expanditure* 

	Operational Expanditure				
1	Biaya Perawatan Pipeline	8 =	3%*1.05^(n-1)	х	Capex
2	Biaya Perawatan Compressor	=	3%*1.05^(n-1)	х	Compressor
3	Biaya Operasional Compressor	=	10%*1.05^(n-1)	х	Compressor
4	Biaya Overhaul Compressor (pada t	ahun ke-5) =	50%	х	Compressor

Item Cost	Sat.		Total	2006	2007	2008		2009		2010
									71	
				100						
Biaya Perawatan Pipeline	\$MM	\$	147.278	\$ - /	\$	\$ 7.212	\$	7.573	\$	7.951
									4	
Biaya Perawatan Compressor	\$MM	\$	0.694	\$ 	\$ -	\$ 0.038	\$	0.039	\$	0.043
Biaya Operasional Compressor	\$MM	\$	2,560	\$	\$ -	\$ 0.125	\$	0.131	\$	0.145
السطا										
Biaya Overhaul Compressor	\$MM	\$	2,500							
							L			
		Total		\$ 153.031		\$ 7.375	\$	7.743	\$	8.139

2011	2012	2013	2014		2015		2016		2017
							200		
\$ 8.766	\$ 9.205	\$ 9.665	\$ 10.148	\$	10.656	\$	11.188	\$	11.748
			_						
\$ 0.046	\$ 0.048	\$ 0.050	\$ 0.053	\$	0.055	\$	0.058	\$	0.061
								B,	
\$ 0.152	\$ 0.160	\$ 0.168	\$ 0.176	\$	0.185	\$	0.194	\$	0.204
		4	14			ì.			
\$ 0.625	_			b.		\$	0.625		
					1				
\$ 9.589	\$ 9.412	\$ 9.883	\$ 10.377	\$	10.896	\$	12.065	\$	12,012

2018	2019		2020		2021
				- 1	1000
	- B		4	7	
\$ 12.335	\$ 12,952	\$ 1	3.600	\$	14.279
\$ 0.064	\$ 0.067	\$	0.071	\$	-
\$ 0.214	\$ 0.224	\$	0.236	\$	0.247
				\$	1,250
\$ 12.613	\$ 13.244	\$ 1	3.906	\$	15.777

## 4. Analisis Rekapitulasi Depresiasi (Metode Double Declining Balance)

Tabel 4.8

Rekapitulasi Depresiasi (metode double declining balance)

	Depresiasi Nilai Aset	197		
	Description District		PMF (-/NV)20-	
1	Depresiasi Pipeline	=	P*[1-(2/N)]^n x	Capex
	Umur Produktivitas (N)	=	15 th	
2	Depresiasi Pipe Fitting & Valve	=	3%*1.05^(n-1) x	Compressor
	Umur Produktivitas(N)	=	5 th	
3	Depresiasi Compressor	=	10%*1.05^(n-1) X	Compressor
	Umur Produktivitas(N)	=	10 th	

Item Cost	1000	Total	2006	2007	2008	2009	2010
				A			
	o de la companya de l			-	- A		
Nilai Buku Pipeline(P)	\$MM	\$ 255.214		\$ 41.912	\$ 36.324	\$ 31,481	\$ 23.646
Depresiasi Pipeline	\$MM	\$ 32.816		\$ -	\$ 5.588	\$ 4.843	\$ 3.638
Nilai Buku Pipe Fitting & Valve (P)	\$MM	\$ 483.864	u á	\$ 211.915	\$ 127.149	\$ 76.289	\$ 27.464
Depresiasi Pipe Fitting & Valve	\$MM	\$ 181,299	M, F	\$ -	\$ 84.766	\$ 50.860	\$ 18.309
				P		0.000	
Nilai Buku Compressor(P)	\$MM	\$ 6.640	_ /-	\$ 1,250	\$ 1.000	\$ 0.800	\$ 0.512
Depresiasi Compressor	\$MM	\$ 1.035	A -		\$ 0.250	\$ 0.200	\$ 0.128
Total	\$MM			\$ 255.077	\$ 254.827	\$ 164.273	\$ 73.569

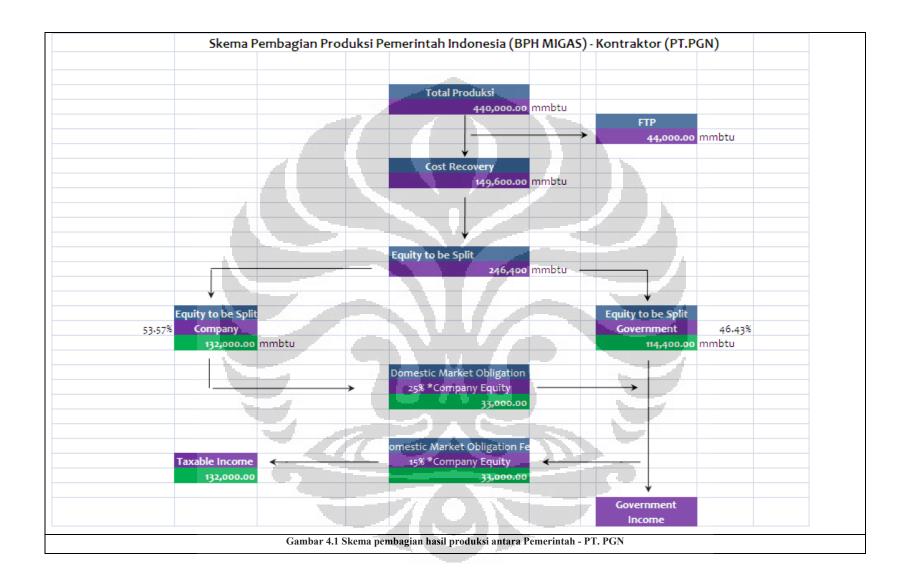
2011	2012	2013	2014	2015	2016	2017
\$ 20.493	\$ 17.760	\$ 15.392	\$ 13.340	\$ 11,561	\$ 10.020	\$ 8.684
\$ 3.153	\$ 2.732	\$ 2.368	\$ 2.052	\$ 1.779	\$ 1.542	\$ 1.336
\$ 16.478	\$ 9.887	\$ 5.932	\$ 3.559	\$ 2.136	\$ 1.281	\$ 0.769
\$ 10.986	\$ 6.591	\$ 3.955	\$ 2.373	\$ 1,424	\$ 0.854	\$ 0.513
				- 1		
\$ 0.410	\$ 0.328	\$ 0.262	\$ 0.210	\$ 0.168	\$ 0.134	\$ 0.107
\$ 0.102	\$ 0.082	\$ 0.066	\$ 0.052	\$ 0.042	\$ 0.034	\$ 0.027
\$ 51.519	\$ 37.299	\$ 27.910	\$ 21.534	\$ 17.067	\$ 13.831	\$ 11,409

	_			
2018		2019	2020	2021
		18 h	4	
\$ 7.526	\$	6.523	\$ 5.653	\$ 4.899
\$ 1.158	\$	1.003	\$ 0.870	\$ 0.754
\$ 0.461	\$	0.277	\$ 0.166	\$ 0.100
\$ 0.308	\$	0.185	\$ 0,111	\$ 0.066
		181	40.0	
\$ 0.086	\$	0.069	\$ 0.055	\$ 1,250
\$ 0.021	\$	0.017	\$ 0.014	\$ -4
\$ 9.539	\$	8.056	\$ 6.854	\$ 7.069

# 5. Skema Pembagian Produksi Pemerintah – PGN

Perhitungan Pembagian	Hasil Produks	i							
			10000						
Produksi	440 mms	cfd	=	440,000		mmbtu	Pajak	=	44%
Cost Recovery	34% total	produksi					Share Product (SP)		
First Trench Petroleum	10% total	produksi			1	1	Government	=	70%
Umur Investasi	15 tahur	n				10000	Company	=	30%





# 6. Rekapitulasi Aliran Kas

Cash Flow Analy	ysis						
Produksi Harian	=	132	mmscfd	=	132,000.00	mmbtu/day	
Shutdown time	=	10	hari				
Investasi (\$MM)	=	33%	* Capex (p	ada thn pertar	na pembangur	=	\$ 83.300
		67%	* Capex (p	ada thn kedua	pembangunar	= 1	\$ 169.124

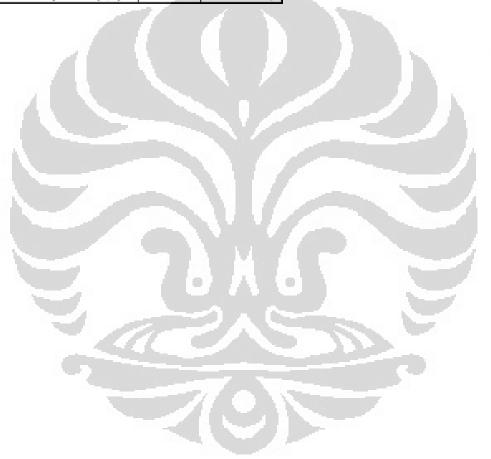
Tabel 4.9 Rekapitulasi aliran kas

•			Total	2006	2007	2008	2009	2010
Tingkat Pengembalian			- 1					
Produksi	100000	mmbtu	281,160,000			46,860,000	46,860,000	46,860,000
Harga Pasa	ir .	\$/mmbtu	5			\$ 5	\$ 5	\$ 5
Pengemba	lian	\$MM	1,406			\$ 234.300	\$ 234.300	\$ 234.300
		4	<b>4</b> F					
Analisis Pajak						8		
Pengemba	lian	\$MM	1,406			\$ 234.300	\$ 234.300	\$ 234.300
Depresiasi	(Metode Declining Balar	\$MM	(581)			\$ (254.827)	\$ (164.273)	\$ (73.569)
Pengeluar	an Selama Operasional	\$MM	(42)			\$ (7.375)	\$ (7.743)	\$ (8.139)
Pemasuka	n Kena Pajak	\$MM	548			\$ (27.902)	\$ 62.284	\$ 152.592
Tax Payme	ent 44%	\$MM	241			\$ (12.277)	\$ 27.405	\$ 67.140
3								
Cash Flow Calculation			4					
Revenue		\$MM	1,406			\$ 234.300	\$ 234.300	\$ 234.300
Capex	Translation of the last	\$MM	100	\$ (83.300)	\$ (169.124)	Significant of	-	-
Depresiasi	(Metode Declining Balar	\$MM	, , , ,			(\$254.83)	(\$164.27)	(\$73.57)
Opex		\$MM				\$ (7.375)	\$ (7.743)	\$ (8.139)
Tax		\$MM				\$ (12,277)	\$ (27.405)	
Cash Flow		\$MM		\$ (83.300)	\$ (169.124)	\$ (40.178)	\$ 34.879	\$ 85.451
Cumulative				\$ (83.300)	\$ (252,424)	\$ (292.602)	\$ (257.723)	

	2011		2012		2013		2014		2015		2016		2017
46	5,860,000	4	6,860,000	4	6,860,000	4	6,860,000	4	6,860,000	4	6,860,000	4	6,860,000
\$	5	\$	5	\$	5	\$	5	\$	5	\$	5	\$	5
\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300	Ş	234.300	\$	234.300	\$	234.300
							- 41				1		
	,					1			- 17				
\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300	\$	234,300	\$	234.300	\$	234,300
\$	(51.519)	\$	(37.299)	\$	(27.910)	\$	(21,534)	\$	(17.067)	\$	(13.831)	\$	(11.409)
\$	(9.589)	\$	(9,412)	\$	(9.883)	\$	(10.377)	\$	(10.896)	\$	(12.065)	\$	(12.012)
\$	173,192	\$	187.589	\$	196.508	\$	202.389	\$	206.337	\$	208.403	\$	210.879
\$	76.204	\$	82,539	\$	86.463	\$	89.051	\$	90.788	\$	91.697	\$	92.787
	,										-		The same of
\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300
	-												
	(\$51.52)		(\$37.30)		(\$27.91)	<u>.                                     </u>	(\$21.53)		(\$17.07)		(\$13.83)		(\$11.41)
\$	(9.589)	\$	(9.412)	\$	(9.883)	\$	(10,377)	\$	(10.896)	\$	(12.065)	\$	(12.012)
\$	(76.204)	\$	(82.539)	\$	(86.463)	\$	(89.051)	\$	(90.788)	\$	(91.697)	\$	(92.787)
\$	96.987	\$	105.050	\$	110.044	\$	113.338	\$	115.549	\$	116.706	\$	118.092
\$	(75.285)	\$	29.765	\$	139.809	\$	253.147	\$	368.696	\$	485.402	\$	603.494

	2018		2019		2020		2021
4	6,860,000	4	46,860,000	4	6,860,000	4	6,860,000
\$	5	\$	5	\$	5	\$	5
\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300
						f	
\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300
\$	(9.539)	\$	(8.056)	\$	(6.854)	\$	(7.069)
\$	(12.613)	\$	(13,244)	\$	(13.906)	\$	(15,777)
\$	212,148	\$	213.000	\$	213,540	\$	211,454
\$	93-345	\$	93.720	\$	93-957	\$	93.040
					1		-
\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300	\$	234.300
	-				100	- 2	
	(\$9.54)		(\$8.06)		(\$6.85)		(\$7.07)
\$	(12.613)	\$	(13.244)	\$	(13.906)	\$	(15,777)
\$	(93-345)	\$	(93.720)	\$	(93-957)	\$	(93.040)
\$	118.803	\$	119.280	\$	119.582	\$	118.414
\$	722.297	\$	841.577	\$	961.159	\$	1,079.574

Economic Indicators		
Net Present Value (9% DR)	\$MM	\$326.28
Internal Rate of Return	0.000	23%
Capital Productivity Index (B/C)	0.00	2.5



#### **BAB V**

### **KESIMPULAN DAN SARAN**

Pada bab ini penulis berusaha menarik kesimpulan berdasarkan analisis optimasi dimensi jaringan pipa dan analisis studi keekonomian berdasar pada bab sebelumnya

#### 5.1. Optimasi Dimensi Jaringan Pipa

Dari perhitungan optimasi pada bab sebelumnya, penulis menarik kesimpulan antara lain:

Tabel 5.1 Kesimpulan hasil optimasi dimensi terhadap debit aliran fluida dalam pipa

No.	Faktor-faktor yang dianalisis	Hasil Analisis
1.	Material pipa terpakai	API 5L X65
2.	Diameter optimum jaringan pipa	NPS 32 inchi
3.	Tebal dinding optimum jaringan pipa	15.88 mm
4.	Tebal selimut beton jaringan pipa	85 mm
5.	Berat pipa keseluruhan	50.950 MT
6.	Stabilitas jaringan pipa pada saat operasional	$fs/_{fn} = 1.44$

## 5.2. Analisis Keekonomian Jaringan Pipa

Dari analisis keekonomian jaringan pipa transmisi gas lepas pantai Labuhan Maringgai-Muara Bekasi pada bab sebelumnya, penulis menarik kesimpulan antara lain:

Tabel 5.2 Kesimpulan analisis keekonomian terhadap optimasi dimensi pipa

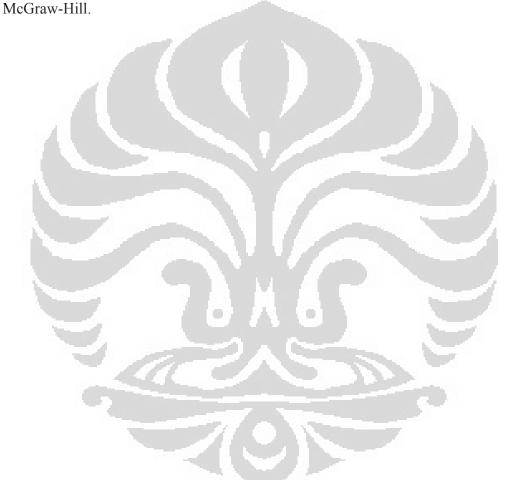
No.	Faktor-faktor yang dianalisis	Hasil Analisis	No. Tabel
1.	Total biaya investasi	\$MM 252,423	Tabel 4.6
2.	Total biaya operasi	\$MM 153,031	Tabel 4.7
3.	Total biaya pajak penghasilan	\$MM 241	Tabel 4.9
4.	Nett Present value	345,24	Tabel 4.9
5.	Tingkat pengembalian internal (internal rate of return)	23%	Tabel 4.9
6.	Bunga pengembalian minimum yang diharapkan/MARR (minimum attractive rate of return)	10%	Tabel 4.9
7.	Perbandingan manfaat/biaya (B/C)	2.5	Tabel 4.9

Berdasarkan studi yang telah dilakukan, penulis menyimpulkan bahwa proyek tersebut layak dibangun. Dengan syarat pihak pemilik pekerjaan mengikuti spesifikasi teknis yang diajukan oleh penulis.

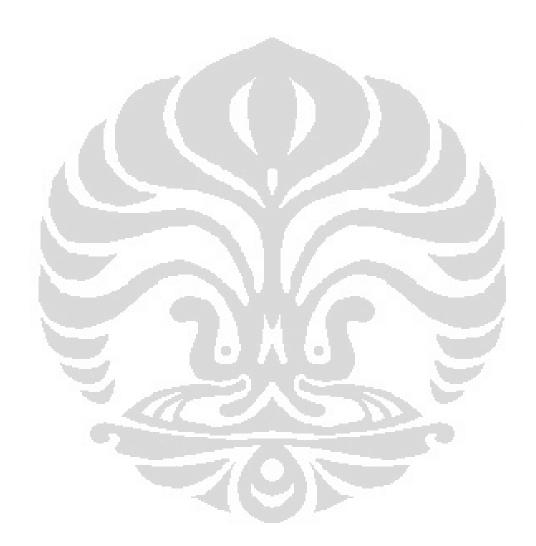
#### **Daftar Referensi**

- [1.] DeGarmo Paul E. et al. (1997). *Engineering Economic*, *10th editopn*. New Jersey: Prentice Hall.
- [2.] Donald G. Newnan. (1998). *Engineering Economic Analysis*. California: Engineering Press, Inc.
- [3.] Engineer, A. S. (2007). *ASME B.31.8, para.841.11*. New York: American Society of Mechanical Engineer.
- [4.] Hossain, Sanwar. Pipeline Design and Constriction.
- [5.]S. Braskoro, dkk. (2004). From Shallow to Deep Implications for Offshore Pipeline Design . *Komunitas Migas Indonesia* .
- [6.] W.F., S. (1989). Design of Thermal System 3rd edition, hal.148. Singapore: McGraw-Hill.
- [7.] A.H. Moselli. (1981). Offshore Pipeline Design, Analysis, and Methods. In A. Moselli, *Offshore Pipeline Design, Analysis, and Methods* (p. 37). Penwell.
- [8.] A.H.Muselli. (1981). Offshore Pipeline Design, Analysis, and Methods, p.6. Penwell.
- [9.] Boyun Guo, Dr. (et.al). (2005). Offshore Pipeline. In D. (. Boyun Guo, *Offshore Pipeline* (p. 21). Elsevier.
- [10.] General Electric. (n.d.). *GE Infrastructure, Pipe Manufacturing*. Retrieved 2011,from http://www.gepower.com/prod\_serv/serv/pipeline/en/about\_pipelines/pipe\_mfg.ht m.
- [11.] DeGarmo Paul E. et al. (1997). *Engineering Economic,10th editopn*. New Jersey: Prentice Hall.

- [12.] Donald G. Newnan. (1998). *Engineering Economic Analysis*. California: Engineering Press, Inc.
- [13.] Engineer, A. S. (2007). *ASME B.31.8, para.841.11*. New York: American Society of Mechanical Engineer.
- [14.] W.F., S. (1989). Design of Thermal System 3rd edition, hal.148. Singapore:



# Lampiran 1 Analisis Stabilitas Jaringan Pipa Transmisi Gas Labuhan Maringgai ke Muara Bekasi



### E. Analisis Tegangan Pipa saat Pengoperasian

#### Tegangan Izin Material Pipa

$$\sigma = F E Y T$$
 $\sigma = 46,800.00 \text{ psi}$ 

#### Tegangan Tarik Pipa Akibat Tegangan Kerja Fluida

$$\sigma = \frac{PD}{2t}$$

$$\sigma = 7,710.75 \text{ psi}$$

Aman, tegangan tarik lebih kecil dari tegangan izin

#### Bilangan Strouhal

$$S = \frac{0.21}{(C_D)^{0.75}}$$
$$S = 0.27$$

#### Frekuensi vortex shedding

$$f_{\rm s} = \frac{S.U}{D}$$
$$f_{\rm s} = 0.42$$

#### Frekuensi Natural Pipa

$$f_n = f_s \times 1.4285714$$
  
 $f_n = 0.60 \text{ 1/s}$ 

Displesmen Pipa

$$M_a = \frac{\pi}{4} O D^2 \rho_L g$$
Ma = 8,192.95 N/m

Kombinasi massa pipa dengan massa tambahan

$$M = W_a + M_a$$
 $M = 10,043.06$  N/m

#### Panjang Rentang Tidak Tertumpu

(Agar tidak terjadi vortex shedding)

$$L = \sqrt{\left(\frac{1.57}{f_n}\sqrt{EI/M}\right)}$$

$$L = 25.53 \text{ m}$$

#### Analisis Tekuk (Buckling)

Tekanan kritis Tekuk

$$P_y = 2S_y(t/D)$$
  
 $P_y = 10,503,721$ 

$$P_e = 2E \frac{(t/D)^3}{(1-v^2)}$$
732,155

$$P_c = \frac{P_y P_e}{\sqrt{P_y^2 + P_e^2}}$$
730,382 N/m<sup>2</sup>

#### Kedalaman Pipa

(Agar tidak terjadi tekukan)

$$h_c = \frac{P_c}{\rho_w g}$$

$$hc = 72.64 \text{ m}$$

Tekanan Perambatan Tekuk

$$P_p = 24S_y \left(\frac{t}{D}\right)^{2.4}$$
 $P_p = 249,435.47 \text{ N/m}^2$ 

#### Kedalaman Pipa Maksimum

(Agar tidak terjadi tekukan)

$$h_p = \frac{P_p}{\rho_L g}$$

$$hp = 24.81 \text{ m}$$

#### Panjang Rentangan Maksimum

(Agar tidak terjadi kegagalan saat melewati palung atau gundukan)

$$L_c = \left(\frac{K_{eff}}{W_{pf}}\right)^{1/3}$$

$$Lc = 61.78 \text{ m}$$

Karakteristik Tegangan

$$\sigma_c = \frac{E_s r_c}{L_c}$$
= 1539.16 MPa

Max Tensile Strength API 5L X65 ==>  $\sigma_m$  = 531 Mpa

 $\sigma_{\rm m}/\sigma_{\rm c} = 0.345$ 

Dari grafik diperoleh 
$$\delta/\text{Lc} \times 100 = 5$$

$$\frac{\text{Tinggi Gundukan Max}}{\delta = 3.09 \text{ m}}$$

