

**PRA RANCANGAN PABRIK KIMIA  
FORMALDEHID DARI METANOL DAN UDARA  
KAPASITAS 30.000 TON/TAHUN**

**SKRIPSI**



**OLEH :**

**NOVI ASRIANTI (121060050)**

**ALI ZAENAL ABIDIN (121060052)**

**PRODI TEKNIK KIMIA  
FAKULTAS TEKNOLOGI INDUSTRI  
UNIVERSITAS PEMBANGUNAN NASIONAL “VETERAN”  
YOGYAKARTA  
2012**

**PRA RANCANGAN PABRIK KIMIA  
FORMALDEHID DARI METANOL DAN UDARA**

**KAPASITAS 30.000 TON/TAHUN**

**SKRIPSI**

Diajukan Kepada Program Studi Teknik Kimia Fakultas Teknologi Industri  
Universitas Pembangunan Nasional “Veteran” Yogyakarta  
Untuk Melengkapi Syarat-syarat  
Guna Memperoleh Gelar Sarjana Teknik Kimia

**Oleh :**

**NOVI ASRIANTI (121060050)  
ALI ZAENAL ABIDIN (121060052)**

**PRODI TEKNIK KIMIA  
FAKULTAS TEKNOLOGI INDUSTRI  
UNIVERSITAS PEMBANGUNAN NASIONAL “VETERAN”  
YOGYAKARTA  
2012**

**PRA RANCANGAN PABRIK KIMIA  
FORMALDEHID DARI METANOL DAN UDARA  
KAPASITAS 30.000 TON/TAHUN**

**SKRIPSI**

Oleh :

**NOVI ASRIANTI (121060050)/TK  
ALI ZAENAL ABIDIN (121060052)/TK**

**Yogyakarta, Mei 2012**

**Disetujui untuk Program Studi Teknik Kimia**

**Fakultas Teknologi Industri**

**Universitas Pembangunan Nasional “Veteran”**

**Yogyakarta**

**Dosen Pembimbing I**

**Dosen Pembimbing II**

**Ir. Hj. Sri Sukadarti, MT**

**Ir. Endang Sulistyowati, MT**

## **PRAKATA**

Pra rancangan Pabrik Kimia merupakan tugas yang diwajibkan bagi setiap mahasiswa sebagai syarat untuk memperoleh gelar Sarjana Teknik Kimia, Prodi Teknik Kimia, Fakultas Teknologi Industri, UPN “Veteran” Yogyakarta. Dalam hal ini penyusun mendapat tugas “Pra Rancangan Pabrik Formaldehyde dari Metanol dan Udara” dengan kapasitas 30.000 ton/tahun. Penyelesaian tugas ini didasarkan atas hasil studi pustaka yang tersedia dan beberapa sumber seperti jurnal, data paten, materi akademik dan sebagainya.

Penyusun mengucapkan terima kasih kepada :

1. Ir. Hj. Sri Sukadarti, MT selaku dosen Pembimbing I atas bimbingan dan arahan yang diberikan selama penggerjaan TA-II.
2. Ir. Endang Sulistyowati, MT selaku dosen Pembimbing II atas bimbingan dan arahan yang diberikan selama penggerjaan TA-II.
3. Semua pihak yang telah memberikan bantuan dan dorongan moral dalam penyelesaian TA-II.

Tulisan ini disusun agar dapat dimanfaatkan sebagaimana mestinya dan khususnya dapat memperkaya khasanah tentang proses industri bagi pembaca.

Yogyakarta, Mei 2012

Penyusun

### *Kata Persembahan ku...*

*Pertama-tama ku ucapkan rasa syukur yang tak terhingga kepada Allah SWT yang telah memberikan rahmat dan hidayahnya sehingga aku bisa menyelesaikan skripsi ini...*

*Terima kasih juga untuk kedua orang tua ku Bpk.BUSTAMAM dan Ibu.DARWIYANTI yang telah memberikan doa, motivasi, nasehat dan apapun yang terbaik unutkku. Bagiku..kalianlah smangat hidupku dan semua pengorbanan kalian tak akan terganti oleh apapun. I Love you Umi dan Papa... :\**

*Terima kasih juga tuk adik-adikku.. Ade Asrianto, Nurbaiti aLias manjo dan Siti Raudhah. Kakak ingin jadi contoh yang terbaik buat kalian. Tapi kakak berharap kalian harus lebih baik dari kakak. Jangan malas dan malu untuk membahagiakan orang tua kita ya Dek..☺*

*Serta terima kasih kepada semua keluargaku yang tak bisa ku sebutkan satu-satu yang telah mendukungku baik materi maupun immateri...*

*Terima kasih juga untuk kekasih hatiku Ms Wahyu Imam Prabowo yang telah mengisi hari2 ku lebih kurang 3,5 th. Lelaki yang slalu bisa meredam emosiku dan slalu memberi ku motivasi dan koreksi tuk menyelesaikan skripsi ini... 143.*

*Terima kasih tuk dosen pembimbing ku Bu Darti dan Bu Endang yang slalu menyediakan waktu untuk kita bimbingan sampai skripsi ini selesai. Makasih juga buat patner ku Ali yang slalu 'ikhlas' memboncengiku. Kangen deh ndwut.. ☺*

*Terima kasih tuk sohib seperjuangan ku Vicky Aprilia yang dari awal kuliah sampai akhir kuliah slalu menemaniku. Makasih dah jadi teman terbaik ku slama ini. Smoga slamanya kita bisa bersahabat ya say.. ☺ Makasih juga tuk teman2 seperjuanganku*

*dalam belajar (Yessy, Evy, Indri dan Susi) dan teman kerja praktek ku (Tutik dan Merfy). Dan semua teman2 tekim '06 UPN Jogjakarta. Salam Istimewa.. ☺*

*Terima kasih juga tuk keluarga yang baru ku kenal. Dari Ibu Lin (Ibu nya Ms Wahyu), Selly (adik sepupu ku juga adik tingkatku di tekim), Mbak Dyah, Mb Yuli, Mbak Arie (tetangga rumah), Mama Chandra dan Pak Budi (Ibu dan Bpk kontrakan) dan smua yang baru ku kenal. Mereka smua baru tapi sudah seperti keluarga bagiku. Thanks for supporting me..*

*Dan terakhir...*

*Terima kasih untuk semua orang yang telah ku kenal dan tak bisa kusebutkan satu persatu. Smoga Allah membalas kebaikan kalian. Amiiinnn..*

*\_Ovie\_*

## DAFTAR ISI

Halaman Judul .....	i
Lembar Pengajuan.....	ii
Lembar Persetujuan.....	iii
Prakata.....	iv
Kata Persembahan .....	v
Daftar Isi.....	vii
Daftar Tabel .....	viii
Daftar Gambar .....	ix
Intisari .....	x
BAB I. PENDAHULUAN	
A. Latar Belakang .....	1
B. Prospek Pasar .....	2
C. Prediksi Kapasitas .....	3
D. Tinjauan Pustaka .....	5
BAB II. PROSES PRODUKSI	
A. Spesifikasi Bahan Baku dan Produk .....	17
B. Deskripsi Proses .....	20
BAB III. NERACA MASSA DAN NERACA ENERGI	
A. Neraca Massa .....	24
B. Neraca Energi .....	25
BAB IV. UTILITAS	
A. Syarat-syarat air .....	28
B. Menghitung kebutuhan Air .....	31
C. Penyediaan Listrik .....	89
D. Kebutuhan Bahan Bakar .....	90
E. Udara Tekan .....	91
BAB V. MANAJEMEN PERUSAHAAN	
A. Bentuk Badan Usaha .....	96
B. Struktur Organisasi .....	97
C. Jadwal Kerja Karyawan .....	97
D. Sistem Penggajian Karyawan .....	99
E. Lokasi Pabrik .....	103
F. Evaluasi Ekonomi .....	103
KESIMPULAN .....	126
DAFTAR PUSTAKA .....	127
LAMPIRAN	

## DAFTAR TABEL

Tabel 1. Data Eksport – Import .....	2
Tabel 2. Daftar Pabrik Formaldehid di Indonesia .....	4
Tabel 3. Daftar Harga.....	9
Tabel 4. Matriks Pemilihan Proses .....	10
Tabel 5. Neraca Massa di Reaktor .....	24
Tabel 6. Neraca Massa di <i>Absorber</i> .....	24
Tabel 7. Neraca Massa di Separator .....	25
Tabel 8. Neraca Energi di Reaktor .....	25
Tabel 9. Neraca Energi di <i>Absorber</i> .....	25
Tabel 10. Neraca Energi di <i>Vaporizer</i> .....	26
Tabel 11. Neraca Energi di HE-01A .....	26
Tabel 12. Neraca Energi di HE-01B .....	26
Tabel 13. Neraca Energi di HE-01C .....	26
Tabel 14. Neraca Energi di He-02A .....	26
Tabel 15. Neraca Energi di HE-02B .....	27
Tabel 16. Neraca Energi di <i>Cooler</i> .....	27
Tabel 17. Neraca Energi di WHB .....	27
Tabel 18. Pembagian Kerja Karyawan .....	102
Tabel 19. Harga - Harga Alat Proses .....	105
Tabel 20. Luas Bangunan Pabrik .....	109
Tabel 21. Harga-harga Alat Utilitas .....	110
Tabel 22. Daftar Gaji Karyawan per bulan .....	115

## **DAFTAR GAMBAR**

Gambar 1. Grafik Impor Formaldehid di Indonesia Tahun 2003-2008 .....	3
Gambar 2. Diagram Alir Kuantitatif .....	22
Gambar 3. Diagram Alir Kualitatif .....	23
Gambar 4. Diagram Alir Utilitas .....	95
Gambar 5. Struktur Organisasi Pabrik .....	101
Gambar 6. Tata Letak Area Pabrik .....	123
Gambar 7. Tata Letak Alat Proses .....	124
Gambar 8. Grafik Break Event Point dan Shut Down Point .....	125

## **INTISARI**

*Pabrik Formaldehid dengan kapasitas 30.000 ton/tahun menggunakan bahan baku Metanol yang dibeli dari PT. Kaltim Metanol Industri dan Udara yang diambil dari alam. Didasarkan pada aspek ketersediaan bahan baku lokasi pabrik direncanakan didirikan kawasan industri Bontang, Kalimantan Timur dengan luas tanah 31435 m<sup>2</sup>. Perusahaan berbadan hukum Perseroan Terbatas (PT) dengan jumlah karyawan sebanyak 98 orang. Pabrik beroperasi selama 330 hari dalam setahun dan 24 jam perhari.*

*Proses pembuatan formaldehid diawali dengan tahap penyiapan bahan baku berupa Metanol dan udara. Sebelum diumpulkan ke dalam reaktor, Metanol diubah menjadi fase uap menggunakan Vaporizer (VP) dan kemudian dialirkan menuju Separator (SP) untuk dipisahkan antara uap dan cairannya. Kemudian uap Metanol dan udara dipanaskan menggunakan Heat Exchanger (HE) untuk mencapai kodisi operasi di reaktor. Reaksi dilangsungkan dalam reaktor Fixbed Multitube yang beroperasi pada suhu 350-358 °C dan tekanan 2,5-2,16 atm. Gas hasil reaksi diserap untuk diambil formaldehid-nya menggunakan Absorber (ABS) dengan penyerap air. Hasil bawah ABS berupa formaldehid 37% yang ditampung dalam Tangki-02 (T-02) sebagai produk utama. Untuk mendukung kelangsungan proses diperlukan utilitas meliputi kebutuhan air bersih total sebesar 7703 kg/jam yang diperoleh dari sungai Mahakam, Kalimanatan Timur. Daya listrik yang diperlukan sebesar 316 KW disuplai dari PLN dan sebagai cadangan digunakan generator dengan kebutuhan bakar bakar minyak diesel sebesar 540 gallon/tahun.*

*Berdasarkan evaluasi ekonomi, modal tetap (Fixed Capital Investment) yang diperlukan untuk mendirikan pabrik sebesar Rp 72.818.720.768 + \$ 13,749,051 dan modal kerja (Working Capital) sebesar Rp 106.040.967.168. Harga jual Rp 14.500/kg. Persen Return On Investment (ROI) sebelum pajak 38 % dan sesudah pajak 19 %, sedangkan Pay Out Time (POT) sebelum pajak 2,08 tahun dan sesudah pajak 3,45 tahun. Break Even Point (BEP) sebesar 44,6 % dan Shut Down Point (SDP) sebesar 25,6 %. Discounted Cash Flow (DCF) terhitung sebesar 38 %. Dari data diatas dapat disimpulkan bahwa pabrik ini layak untuk dikaji lebih lanjut.*