

**PRARANCANGAN PABRIK KALSIUM KLORIDA DARI BATU KAPUR DAN  
ASAM KLORIDA BERKAPASITAS 35.000 TON PER TAHUN**

Tugas Akhir

Diajukan untuk memenuhi sebagian syarat

Memperoleh gelar Sarjana Strata-1 Teknik Kimia



**Diajukan Oleh:**

**BELLA PARAMAESHEDA                  143020030**

**PROGRAM STUDI TEKNIK KIMIA**

**FAKULTAS TEKNIK**

**UNIVERSITAS WAHID HASYIM SEMARANG**

**2019**



## FAKULTAS TEKNIK UNIVERSITAS WAHID HASYIM

### HALAMAN PENGESAHAN LAPORAN

#### PABRIK KALSIUM KLORIDA DARI BATU KAPUR DAN ASAM KLORIDA BERKAPASITAS 35.000 TON PER TAHUN

Telah diperiksa, disetujui untuk dipertahankan dan dihadapan Dewan Penguji Tugas

Akhir Program Studi Teknik Kimia Fakultas Teknik

Universitas Wahid Hasyim Semarang

pada : pukul 13.30 WIB

hari : Jumat

tanggal : 8 Februari 2019

Pembimbing I

Ir. Suwardiyono, MT  
NIDN. 0001096201

Pembimbing II

Indah Riwayati., ST., MT  
NIDN. 0005037902



## FAKULTAS TEKNIK UNIVERSITAS WAHID HASYIM

### HALAMAN PENGESAHAN UJIAN

Nama : Bella Paramaeshela  
NIM : 143020030  
Judul TA : Prarancangan Pabrik Kalsium Klorida dari Batu Kapur dan Asam Klorida Berkapasitas 35.000 Ton Per Tahun  
Tanggal Ujian : 08 Februari 2019  
Telah Dipertahankan Dan Direvisi Didepan Dewan Penguji Tugas Akhir Program Studi Teknik Kimia Universitas Wahid Hasyim Semarang

#### 1. Penguji I

Nama : Ir. Suwardiyono, MT  
NIDN : 0001096201  
Tanda Tangan :

#### 2. Penguji II

Nama : Rita Dwi Ratnani, ST., M.Eng , IPM  
NIDN : 0612067501  
Tanda Tangan :

#### 3. Penguji III

Nama : Indah Hartati, ST., MT  
NIDN : 0008098101  
Tanda Tangan :

Semarang, 15 Februari 2019  
Mengetahui  
Ketua Program Studi Teknik Kimia

Indah Riwiyati, ST., MT  
NIP 19790305 200501 2 002



## KATA PENGANTAR

Puji syukur kami panjatkan kehadirat Allah SWT atas limpahan rahmat, hidayah, dan karunia-Nya, sehingga penulis dapat menyelesaikan tugas akhir dengan judul Prarancangan Pabrik Kalsium Klorida dari batu kapur dan asam klorida dengan kapasitas 35.000 ton/tahun.

Tugas akhir merupakan salah satu persyaratan untuk menyelesaikan pendidikan Sarjana pada Jurusan Teknik Kimia Fakultas Teknik Universitas Wahid Hasyim Semarang. Tujuan dari tugas akhir ini mahasiswa diharapkan merancang suatu pabrik sesuai dengan ilmu-ilmu yang telah diberikan.

Dalam kesempatan ini tidak lupa penulis menyampaikan ucapan terimakasih kepada:

1. Kedua orang tua penulis yang selalu memberikan doa, perhatian, kasih sayang, semangat, materi, dan nasihat yang sangat berharga.
2. Bapak Ir. Suwardiyono, MT sebagai dosen pembimbing I
3. Ibu Indah Riwayati, ST, MT sebagai dosen pembimbing II dan ketua Jurusan Teknik Kimia Fakultas Teknik Universitas Wahid Hasyim Semarang.
4. Bapak DR. H. Helmy Purwanto, ST., MT sebagai Dekan Fakultas Teknik Universitas Wahid Hasyim Semarang.
5. Semua teman-teman satu angkatan dan semua pihak yang banyak membantu penulis selama melaksanakan Tugas Akhir.

Semoga tugas akhir ini dapat bermanfaat bagi siapa saja yang membutuhkan, dan dapat memberikan ilmu yang berharga. Tak lupa penulis mengharapkan kritik dan saran yang bersifat membangun untuk perbaikan tugas akhir ini.

Atas segala usaha tersebut, penulis mengucapkan terimakasih. Semoga ilmu yang sudah kita peroleh dapat bermanfaat untuk diterapkan dalam kehidupan kita sehari-hari. Aamiin.

Semarang, 13 Juli 2018

Penulis



## DAFTAR ISI

HALAMAN PENGESAHAN .....	ii
KATA PENGANTAR .....	iv
DAFTAR ISI.....	v
DAFTAR TABEL.....	vii
DAFTAR GAMBAR .....	viii
INTISARI.....	ix
BAB I PENDAHULUAN .....	1
1.1 Latar Belakang Pendirian Pabrik .....	1
1.2 Kapasitas Rancangan.....	2
1.2.1 Kebutuhan Kalsium Klorida .....	2
1.2.2 Ketersediaan Bahan Baku .....	3
1.2.3 Kapasitas Rancangan Minimum .....	3
1.3 Pemilihan Lokasi Pabrik .....	4
1.4 Tinjauan Pustaka .....	7
1.4.1 Macam-macam proses .....	7
1.4.2 Kegunaan produk .....	9
1.4.3 Sifat fisis dan kimia .....	10
1.4.4 Driskripsi proses.....	12
BAB II DISKRIPSI PROSES .....	13
2.1 Spesifikasi bahan dan produk .....	13
2.1.1 Spesifikasi bahan baku.....	13
2.1.2 Spesifikasi produk.....	14
2.2 Konsep Proses .....	14
2.2.1 Dasar dan Fasa reaksi .....	14
2.2.2 Kondisi Operasi .....	15
2.2.3 Tinjauan Termodinamika.....	15
2.2.4 Tinjauan Kinetika .....	16
2.3 Diagram Alir Proses .....	17
2.3.1 Diagram alir .....	17
2.3.2 Langkah-langkah proses .....	17
2.4 Neraca Massa dan Neraca Panas .....	20
2.4.1 Neraca Massa.....	20
2.4.2 Neraca Panas .....	22
2.5 Tata Letak Pabrik dan Peralatan.....	23
2.5.1 Tata Letak Pabrik.....	23
2.5.2 Tata Letak Peralatan .....	28
BAB III SPESIFIKASI ALAT .....	31
3.1 Tangki penyimpanan .....	31
3.2 Pompa.....	32
3.3 Reaktor .....	32
3.4 Kristallizer.....	33
3.5 Rotary dryer.....	33
BAB IV UNIT PENDUKUNG PROSES DAN LABORATORIUM .....	35
4.1 Unit Pendukung Proses .....	35
4.1.1 Unit Pengadaan dan Pengolahan Air .....	36
4.1.2 Unit Pengadaan Steam .....	42
4.1.3 Unit Pengadaan Udara Tekan .....	44
4.1.4 Unit Pengadaan Listrik .....	45



4.1.5 Unit Pengadaan Bahan Bakar .....	49
4.1.6 Unit Pengolahan Limbah .....	50
4.2 Laboratorium .....	53
4.2.1 Peranan Laboratorium.....	53
4.2.2 Program Laboratorium.....	54
4.2.3 Alat-alat Utama Laboratorium.....	56
BAB V MANAJEMEN PERUSAHAAN.....	57
5.1 Bentuk Perusahaan .....	57
5.2 Struktur Organisasi.....	58
5.3 Tugas dan Wewenang .....	61
5.3.1 Pemegang Saham .....	61
5.3.2 Dewan Komisaris.....	61
5.3.3 Direktur Utama .....	61
5.3.4 Staf Ahli .....	62
5.3.5 Manager Produksi .....	62
5.3.6 Manager Teknik .....	63
5.3.7 Manager Umum dan Keuangan .....	63
5.3.8 Manager Pembelian dan Pemasaran .....	63
5.4 Pembagian Jam Kerja Karyawan .....	63
5.5 Jumlah Karyawan dan Tingkat Pendidikan.....	65
5.6 Status Karyawan dan Sistem Penggajian .....	66
5.7 Kesejahteraan Sosial Karyawan .....	68
5.7.1 Fasilitas Perusahaan .....	68
5.7.2 Jaminan Sosial dan Kesejahteraan Karyawan .....	69
5.8 Kesehatan dan Keselamatan Kerja (K3) .....	70
5.9 Manajemen Perusahaan .....	71
5.9.1 Perencanaan Produksi .....	71
5.9.2 Pengendalian Produksi.....	72
BAB VI ANALISA EKONOMI.....	74
6.1 Penaksiran Harga Peralatan.....	75
6.2 Dasar Perhitungan .....	77
6.3 Perhitungan Biaya .....	77
6.3.1 Capital Investment .....	77
6.3.2 Manufacturing Cost .....	80
6.3.3 General Expense .....	83
6.4 Analisa Kelayakan.....	84
6.5 Hasil Perhitungan .....	86
LAMPIRAN A	
LAMPIRAN B	
LAMPIRAN C	
LAMPIRAN D	



## DAFTAR TABEL

Tabel 1.1 Data impor kalsium di Indonesia .....	2
Tabel 1.2 Kapasitas minimum pabrik kalsium klorida di dunia .....	3
Tabel 1.3 Perbandingan proses pembuatan kalsium klorida.....	9
Tabel 2.1 Nilai $\Delta H^0_{f298}$ dan $\Delta G^0_{f298}$ .....	15
Tabel 2.2 Neraca Massa Reaktor (R-01).....	20
Tabel 2.3 Neraca Massa Evaporator (EV-01).....	21
Tabel 2.4 Neraca Massa Kristallizer (K-01) .....	21
Tabel 2.5 Neraca Massa Rotary Dryer (RD-01) .....	22
Tabel 2.6 Neraca Panas Reaktor (R-01).....	22
Tabel 2.7 Neraca Panas Evaporator (EV-01).....	22
Tabel 2.8 Neraca Panas Kristallizer (K-01) .....	23
Tabel 2.9 Neraca Panas Rotary Dryer (RD-01) .....	23
Tabel 2.10 Neraca Panas Air Heater (AH-01) .....	23
Tabel 2.11 Luas Tanah Pabrik .....	26
Tabel 4.1 Syarat Air Umpam Boiler .....	36
Tabel 4.2 Syarat Mutu Air Minum.....	37
Tabel 4.3 Kebutuhan Steam .....	42
Tabel 4.4 Kebutuhan Listrik Penggerak Alat Proses .....	46
Tabel 4.5 Kebutuhan Listrik untuk Utilitas.....	46
Tabel 4.6 Daftar Luas Bangunan dan Lumen .....	47
Tabel 4.7 Kebutuhan Tenaga Listrik.....	48
Tabel 4.8 Standar Mutu $\text{CaCl}_2$ .....	55
Tabel 5.1 Jadwal Pembagian Kelompok Shift .....	65
Tabel 5.2 Jumlah Karyawan dan Tingkat Pendidikan .....	66
Tabel 5.3 Upah Karyawan.....	68
Tabel 6.1 Indeks CEP dari Tahun 2001 sampai 2016.....	75
Tabel 6.2 Total Biaya Physical Plant Cost.....	86
Tabel 6.3 Total Fixed Capital Investmen .....	86
Tabel 6.4 Total Working Capital Investment.....	87
Tabel 6.5 Total Direct Manufacturing Cost .....	87
Tabel 6.6 Total Indirect Manufacturing Cost .....	88
Tabel 6.7 Total Fixed Manufacturing Cost .....	88
Tabel 6.8 Total Manufacturing Cost .....	88
Tabel 6.9 Total Biaya General Expense.....	88
Tabel 6.10 Total Production Cost .....	89
Tabel 6.11 Resume Analisa Kelayakan Ekonomi .....	90



## DAFTAR GAMBAR

Gambar 1.1 Grafik Impor CaCl <sub>2</sub> di Indonesia .....	2
Gambar 2.1 Tata Letak Pabrik .....	28
Gambar 2.2 Tata Letak Peralatan .....	30
Gambar 4.1 Diagram Alir Pengolahan Air .....	41
Gambar 4.2 Diagram Alir Pengolahan Limbah Cair .....	52
Gambar 5.1 Struktur Organisasi Pabrik .....	60
Gambar 6.1 Grafik Plant Cost Indeks .....	76
Gambar 6.2 Grafik Analisa Kelayakan Ekonomi .....	90





## INTISARI

Kalsium klorida merupakan senyawa anorganik dengan rumus kimia  $\text{CaCl}_2$ . Kalsium klorida banyak digunakan untuk bahan pengering dan meningkatkan kekuatan kertas pada industri pulp dan kertas, sebagai bahan pembantu pada industri keramik, sebagai pendingin dan *desiccant agent* pada industri petroleum, dan sebagainya. Kalsium klorida dibuat dari bahan baku batu kapur dan asam klorida. Direncanakan pabrik kalsium klorida ini akan didirikan di Sidoarjo, Jawa Timur pada tahun 2023 dengan kapasitas produksi sebesar 35.000 ton/tahun.

Pembuatan kalsium klorida dengan proses mereaksikan batu kapur dengan asam klorida pada reaktor CSTR yang beroperasi pada suhu  $30^{\circ}\text{C}$  dan tekanan 1 atm dilengkapi dengan jaket pemanas. Di dalam reaktor terjadi reaksi endotermis antara batu kapur dengan asam klorida. Hasil dari reaktor CSTR dialirkkan ke evaporator untuk dipekatkan dan kemudian dikristalkan dengan kristallizer dan dikeringkan di dalam rotary dryer hingga mencapai kemurnian 95%.

Unit pendukung proses pada pabrik ini meliputi unit pengadaan air, unit pengadaan steam, listrik, bahan bakar, udara tekan dan limbah serta dilengkapi pula dengan laboratorium yang dimaksudkan untuk menjaga mutu dan kualitas produk agar sesuai dengan standar spesifikasi yang diharapkan.

Bentuk perusahaan yang digunakan adalah Perseroan Terbatas (PT), dengan sistem organisasi line and staff. Sistem kerja karyawan berdasarkan pembagian menurut jam kerja yang terdiri atas karyawan shift dan karyawan non shift. Pabrik ini bekerja secara kontinyu selama 330 hari efektif dalam 1 tahun dengan tenaga kerja sebanyak 100 orang.

Analisa hasil perhitungan ekonomi menunjukkan bahwa pendirian pabrik memerlukan modal tetap (*Fixed Cost Invesment*) sebesar US\$ 25.956.844,00. Modal kerja (*Working Capital Invesment*) US\$ 3.587.497,55. Biaya produksi (*Manufacturing Cost*) 24.396.813,39. ROI sebelum pajak 41,94% dan setelah pajak 31,45%. POT sebelum pajak 1,9 tahun dan setelah pajak 2,4 tahun. SDP 13,22% dan BEP 32,15% dan DCFR 38,5%. Berdasarkan perhitungan diatas, dapat disimpulkan bahwa pabrik kalsium klorida layak dikaji lebih lanjut dan dipertimbangkan untuk didirikan, karena merupakan pabrik yang menguntungkan serta mempunyai prospek yang baik.