

Plant Technology

Propylene공장 FS시 Process에 따른 상대적 제조원가 비교분석



유대우 / 플랜트학회 부회장 rhyew@hotmail.com 영남대학교 화학공학과 학사 영남대학교 화학공학 석사 풍림산업 전무 (현) LG상사 고문

1. 서론

최근 사우디아라비아를 위시한 중동 산유국에서 는 종전의 원유, 가스 등 에너지 자원의 단순 수출 을 지양하고 자원의 부가가치를 높이고 자국의 고용창출을 위해 고유가로 비축된 오일달러를 이 용하여 유한하고 고귀한 에너지자원을 가공・수 출토록 에너지정책을 바꾸고 있다. 이러한 국가적 과업의 달성을 위해 초대형 석유화학공장건설 프 로젝트가 엄청난 규모로 줄을 잇고 있는바 향후 5 년 내에 이들 공장이 완공되어 산지의 저가원료 를 투입한 석유화학제품을 출하할 경우 한국 등 비산유국의 석유화학공장은 열세의 제조원가 경 쟁력 때문에 국제석유화학제품시장에서 설 자리 를 잃게 될 것이다. 벌써부터 몇몇 석유화학제품 에서 이러한 조짐이 나타나고 있다. 오래전에 우 리나라에서 암모니아생산시설은 100% 가동중단 되었고 그 마지막 시설인 남해화학(7비)에서마저 일산 1.000톤 용량시설 2트레인(train)이 헐려 고철 값으로 외국에 팔려 나갔다.

아직 국내에서 가동 중인 나프타 크랙커(NCC) 의 제품가격경쟁력이 점차 심각한 문제에 부닥칠 것은 불을 보듯 명확하다. 그래서 돌파구의 하나로 해외 산유국에 생산기지를 옮기든지 새로운

중동 프로젝트에 투자하거나 지분에 참여하고자 하는 검토 필요성이 증대되고 있다.

본고에서는 이러한 요구에 부응하기 위해서 석유화학산업의 꽃이라 할 NCC사업의 새로운 구도 검토에 결정적인 요소로서 에틸렌과 프로필렌의 제조원가 검토가 필요하겠으나, 특히 에틸렌보다고가이고 상대적으로 용도가 고급인 프로필렌의 제조원가 책정 메커니즘에 관하여 고찰하고자 하며 이로써 중동 등지에서 신규 석유화학공장 투자 또는 건설을 제안 받거나 계획수립 시 초기 사업성 검토에 참고가 되었으면 한다.

2. 프로필렌(Propylene) 제조공정(Process)

프로필렌제조에는 다음 네(4)가지 공정기술이 있다.

- 나프타 열분해(Naphtha Cracking)로부터 에 틸렌 생산과 함께 프로필렌이 얻어지는 경우 이며 이때의 프로필렌 수율은 약 15~16%이 다.
- 정유공장에서 상압증류탑(CDU, Crude Distillation Unit)의 저부제품(bottom oil)을 RFCC(Resid Fluid Catalytic Cracking)에서 분해하면 RFCC 가솔린 약 60%를 얻으면서

Propylene 공장 FS시 Process에 따른 상대적 제조원가 비교부성



부산물로서 프로필렌이 얻어지는 경우이며, 이때의 수율은 촉매(catalyst)의 적용심도 (Severity)에 따라 대략 5~10%가 얻어진다. 이때 프로판과 프로필렌의 혼합물이 나오는데 비율은 약 1:3~1:4로 프로필렌이 더 많이 나온다. 상기 두 가지 프로세스에서 생산되는 프로필렌이 대종을 이루나 의도적 프로필렌생산을 위한 제조공정(On-purpose process)으로서 프로판 탈수소공정(PDH, Propane dehydrogenation)과 메타세시스공정 (Methasesis process)이 있다.

• PDH : ABB Lummus 프로세스와 UOP 프로 세스가 있고 그 반응식은 다음과 같다.

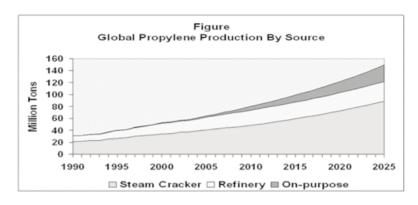
 $C_3H_8 \rightarrow C_3H_6 + H_2$

이 프로세스는 사우디아라비아 등 프로판값이 저렴한 나라에서만 경제성이 성립한다. 한국에서 는 경제성 없어 가동중단상태로 동양나일론이 유 일하게 운전되고 있다. 세계적인 PDH프로젝트 진행상황은 **표 1**과 같이 극소수이다.

• 메타세시스 (Methathesis) : Mitsui Chemical Process로서 에틸렌 + C₄ (1-

〈표 1〉 세계 PDH공장 건설현황

Country	Client	Plant Site	Capa, kt/y	Cost \$MM	Status	Year	Licensor	Eng'g	Construct
Saudi Arabia	NatPet	Yanbu	400	450	건설중	2007	UOP/Linde /Basell	Tecnimont /Linde	Lurgi AG
Saudi Arabia	Al-Waha, Petrchem (JV Basell /Sahara)	Al Jubail	467		건설중	2007	Basell /UOP	Tecnimont /Daelim	Tecnimont /Daelim
Saudi Arabia	Tasnee	Al Jubail	450		운전중	2003	ABB Lummus	Samsung Eng'g	Samsung Eng'g
Saudi Arabia	APPC	Yanbu	450	APPC	건설중	2008	ABB Lummus	Samsung Eng'g	Samsung Eng'g
Thailand	HMC Polymers	Map TaPhut	26 Mgpd	220	설계중	2009	UOP	Shaw S&W /CTCI	



[그림 1] Global propylene production by source

STINALT AND A STATE OF THE STAT

Butene & 2-Butene)를 합해서 두 분자의 프로필레을 생산한다.

 $C_2 + C_4 \rightarrow 2C_2$

한국에서는 LG석유화학과 YNCC가, 일본에서는 Nippon petrochemical이 가동 중이다.그림 1에서 보는 바와 같이 2025년까지도 프로필렌 생산의 대종은 NCC로 부터이며 뒤를 이어 RFCC, 마지막으로 의도적인 제조 공정(On-purpose process) 즉 Methathesis나 PDH이다. 이 생산량의 크기순서는 각 제조공정의 상대적인 생산경 제성을 대변하는 입증이기도 하다.

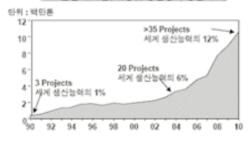
그러나 가스 생산국에서는 이러한 순서에는 다소 무관하게 그림 2에서 기술한 것처럼 LPG나 C2, C4자원을 단순수출하기보다는 국가적으로 부가가치를 높여 제품 상태에서 수출키 위하여 의도제조공정(On-purpose process)의 채택이 늘어날 수 있다고 본다

3. 제조원가 추정

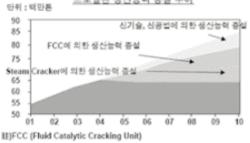
제조원가는 궁극적으로 인건비비중이 그리 높지 않은 장치산업에서는 원료가와 수송비에 달려있다. 따라서 같은 원료라 하더라도 공장입지가 어디냐에 따라서 달라진다. 즉 원료산지에 가까울수록 유리하다. 같은 산지라면 원료를 얼마에 공급받게 될 확보 내지 공급확약(commitment)의 조건에 따라 결정된다. 그러면 나프타(Naphtha)를 쓰는 NCC의 경우 에틸렌과 프로필렌을 대략 각각 50%와 15%의 비율로 얻으나 나프타의 성질에 따라 그 생산비율(C3/C2, 프로필렌/에틸렌 생산비율)은 다음 표에서와 같이 다양하므로 프로필렌의 제조원가는 나프타의 성질(C3를 많이 내는지, C2를 많이 내는지), 원단위(프로필렌 1톤을만드는데 드는 원료 나프타의 투입소요량, 톤수)와 공급구입단가에 달려있다.

신기술 · 신공법 추이

프로필렌 신기술, 신공법 생산능력 증설 추이



프로필렌 생산능력 중설 추이



목장

- ▶ '90년대 프로필죈 생산기술은 크게 Steam Craker (67%), FCC (32%) 생산이 주를 이무었으며 신기술 신공법에 의한 생산기술은 1% 수준임.
- '04년에 이르러 Steam Craker 및 FCC를 통한 프로필렌 생산량은 다소 감소하였으며 신기술, 신공법에 의한 생산기술이 6% 수준에 이름.
- 항후 '10년경에는 기타 생산기술에 의한 프로필렌 생산량이 12% 수준에 이물것으로 추정됨.
- ➤ 신기술, 신공법에 의한 생산기술로는 PDH, Metathesis, High severity FCC 등이 있음.
 - PDH(Propane Dehydrogenation) :Propane을 분해하여 Propylene을 생산
 - Metathesis :Ethylene, Butene-2을 반응시켜 프로필렌을 생산
 - High Severity FCC:기존의 FCC공정에서는 프로필렌 수율이 3%인데 반해 High Severity FCC공정에서는 수율이 18%로 급증

[그림 2] 신기술 신공법 추이

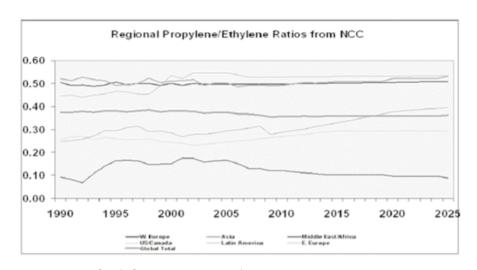


그림 3을 보면 같은 NCC를 운전하더라도 중동에서 C3(프로필렌)의 생산수율(C2를 100으로 할때 C3가 10% 내외수준)이 다른 나라에서 보다떨어진다. 그 이유는 나프타의 성상에 따른 것이라 보이는데 원유수입국에서는 정유공장을 통하여야만 나프타가 생산되어 비교적 중질(heavy)이므로 C2보다는 C3성분을 더 많이 내포하는 것으로 추정되며 산유국에서는 원유생산 시 원유와동반하여 얻어지는 수반가스(associated gas) 등에서 부수적으로 얻어지는 나프타는 보다 경질(light)이므로 C3보다는 C2성분을 더 많이 내포하기 때문이라 추정된다.

원료 나프타가격이 얼마냐 하는 것은 산유국의 경우 산지 생산가격이 될 것이고 석유수입국경우 CIF가격에 관세를 포함한 값이 될 것이다. 그러므로 공장입지가 어디냐에 따라서 같은 원료를 쓰더라도 프로필렌의 제조원가가 달라진다. 만약에같은 입지라면 제조원가는 NCC < RFCC < PDH < Methasesis의 순서가 될 것이다. 왜냐하면 나프타 톤당 가격이 정유공장의 상압잔류물(Crude bottom)에서 얻어지는 RFCC 가솔린보다는 분명더 싸고 또한 상압잔류물(CDU bottom oil) 자체의 값은 나프타보다 싸다하더라도 RFCC에서 얻

어지는 프로필렌은 대량으로 얻어질 수가 없기 때문이다. 또한 RFCC 가솔린이나 RFCC 디젤의 부산물로서 얻어지므로 소량이라 취급비용 (handling cost)이 비싸게 먹힐 수밖에 없기 때문이다

PDH의 경우는 프로파을 원료로 하는 결정적인 결점이 있다. 프로핔레은 가정용/산업용 연료로 서 적합하며 동시에 산업용워로로도 적합하므로 가격이 근본적으로 나프타만큼 싸질 수 없다. 이 와 같이 C3(프로판)는 언제고 변심할 수 있다는 얘기가 된다. 즉 LPG 등 연료로 파는 것이 PDH 공장에 원료로 대주는 경우보다 유리하다면 값은 올라가게 된다. 반면에 C2(에타)는 그러한 현상 이 발생하지 않는다. 이것이 C2와 C3의 차이점이 다. 또한 C2에 C4를 더하여 C3(프로핔렌)를 생성 하는 Methasesis의 경우 표 2의 가격오퍼리스트 에서 보면 C2(에탄, 에틸렌)값 (1,282\$/t)이나 C4(부틸렌, 부타다이엔)의 값(1.147\$/t)이 나프 타가격(530\$/t)보다는 항상 고가일 수밖에 없는 이유는 이들이 나프타분해공정(Naphtha Cracking)에서 얻어져서 부가가치가 붙은 제품 이기 때문이다. 프로필렌의 제조원가 측면에서 네 (4) 가지 프로세스(제조공정)별로 차이의 경향은



[그림 3] Regional propylene/ethylene ratios from NCC

이제 파악되었다.

다음으로 프로필렌의 판매가에 관하여 알아보자. 프로필렌의 특성상 에틸렌과는 달리 거의 대부분(67%)이 중합반응(Polymerization) 즉 PP제조에 투입된다. 따라서 에틸렌이 PE, EB/SM,

EO/EG, EDC/VCM 등 다양한 용도의 쓰임새를 가진 것과는 달리 프로필렌은 용도가 PP에 몰쳐 있으므로 자연히 PP의 시장가격(downstream, 하류부문)이 거꾸로 프로필렌(upstream)의 시장 가격을 결정적으로 지배하게 되는 계기가 된다.

〈丑 2〉 Commodity Price Offer

J't-	Delivery		Last 3 Months AVG.200	7
ommodity	term	JAN.	FEB.	MAR.
C-Oil (\$bbl)	WTI (AVG)	54.64	59.07	60.44
Naphtha (\$/mt)	MOPJ (AVG)	530.00	572.46	641.03
C2 (\$/mt)	CFR N/E Asia	1,282.50	1.168.75	1.011.00
C3 (\$/mt)	CFR Taiwan	1,150.63	1.095.00	1.081.00
BD (\$/mt)	CFR Taiwan	1,147.50	1.108.75	1.017.00
Benzene (\$/mt)	FOB Korea	834.00	960.88	1.009.90
Toluene (\$/mt)	FOB Korea	834.00	825.25	813.80
ΟΝΑ (Φ /+)	CFR China	1,260.63	1.275.50	1.270.40
SM (\$/mt)	FOB Korea	1,286.25	1.248.13	1.249.00
PX(\$/mt)	CFR Taiwan	1,153.75	1.143.50	1.150.50
MEG (\$/mt)	CFR China	858.13	861.15	879.00
PTA (\$/mt)	CFR China	867.50	851.88	854.00
2-EH (\$/mt)	CFR China	1,585.00	1.550.00	1.580.00
PA (\$/mt)	CFR China	1,249.00	1.195.00	1.185.00
DOP (\$/mt)	CFR China	1,596.00	1.535.00	1.570.00
OX (\$/mt)	CFR China	1,105.00	1.100.00	1.093.00
EDC (\$/mt)	CFR China	430.00	450.00	420.00
VCM (\$/MT)	CFR China	650.00	690.00	690.00
PVC (\$/MT)	CFR China	830.00	825.00	830.00
PP Homo	CFR China	1,246.00	1.235.00	1.240.00
PP Copolymer	CFR China	1,309.00	1.290.00	1.287.50
HDPE Film	CFR China	1,272.00	1.278.00	1.268.75
HDPE Inj.	CFR China	1,246.00	1.241.00	1.230.00
LDPE Film	CFR China	1,282.00	1.301.00	1.287.50
LLDPE Film	CFR China	1,283.00	1.288.00	1.271.25
ABS	CIF China	1,571.00	1.563.00	1.577.50
HIPS	CIF China	1,442.00	1.440.00	1.427.50
GPPS	CIF China	1,395.00	1388.00	1372.50
	FOB Korea	1,226.00	1206.00	1216.25
PET Bottle	FOB China	1,212.00	1184.00	1196.25
	FOB India	1,240.00	1228.00	1222.50

Propylene 공장 FS시 Process에 따른 상대적 제조원가 비교부성

TATLANTIE

(표 3: "프로핔렌 유도체 별 수요량" 참조) 게다 가 프로핔레은 저장도 안 된다. 저장법이라는 것 이 바로 PP를 만드는 것이다. 이와 같이 저장과 수송이 용이하지 않으므로 프로필렌가격이 석유 화학제품의 유통시장에서 고정 메뉴로 인용 (quote)될 수 없고 이 때문에 상기 유화제품시장 가격 리스트에도 빠져있는 있는 것이라고 생각된 다(표 2 참조), 프로핔렌은 같은 공단(Industrial Complex) 안에서 파이프라인(Pipeline)으로 연 결되어 구매자와 공급자 간에 수의가격으로 주고 받는 것이 대부분이다. 유통시장가격 형성이 힘들 다는 얘기다. 따라서 프로필렌 가격을 논하기 보 다는 석유화학가(街)에서는 PP가격과 원료가격 가에 스프레드(Spread. 보다 정확히는 마진)를 따진다. 즉 나프타나 C3. C4의 가격이 PP 가격에 비하여 시세에 얼마나 스프레드가 있는 시황인가 를 보는 것이다. 왜냐하면 프로핔렌 가격은 때로 는 PP가격에 역전하는 경우도 발생하기 때문이 다. 저장은 안 되지 공장 가동을 중단할 수도 없고 넘치는 제품을 시장에 내다 팔기도 쉽지 않은 경 우 이런 현상이 단기적으로 왕왕 발생하다.

4. 메타세시스 제조공법(Methathesis process)의 세계적 보급현황

표 4에서 보는 바와 같이 C2(에틸렌)에 C4(부틸렌)를 합하여 두 분자의 C3(프로필렌)를 제조하는 메타세시스 제조공법은 최근 각광을 받고 신규프로젝트가 생기고 있으나 전 세계적으로 그활용 면에서 그다지 활발하지 못하다. 현재 운전중인 공장은 불과 서너 개정도이고 공사 중인 공장이 4건 계획 중이거나 입찰 중인 것이 6건 정도에 불과하다. 이는 원료가에 비하여 수익성이 그리 높지 않음을 의미하며 NCC운영자가 에틸렌수급 조절용 내지 에틸렌/프로필렌 간 상호 가격완충역할로 사용할 때 의미가 있겠다. 에틸렌가격이

〈丑 3〉 Propylene Demand by Derivatives (unit: kta)

	2006	2007	2008	2009	2010	2011	2012	2013	2014	2015	2016	2025	%
PP Production	42405	45665	49245	53519	57278	60159	63234	66436	69905	73418		118423	66.8
Acrylonitrile Production	5491	5630	5774	5893	6023	6133	8246	6362	6482	6605	6718	7818	4.4
Cumene Production	9754	10007	10267	10536	10811	11074	11344	11623	11909	12203	9255	15220	8.6
PO Production	6199	6438	6685	6943	7211	7417	7630	7848	8074	8305	8544	10972	6.2
"Oxos Production (asn-butylaldehyde)"	6448	6529	6612	6698	6790	6911	7035	7162	7292	7424	4362	8661	4.9
BASF Data													
ZEH demand	2840	2880	2920	2960	3000	3000	3000	3000	3000	3000	3000	3000	1.7
N-BuOH demand	2440	2530	2620	2710	2800	2800	2800	2800	2800	2800	2800	2800	1.6
Others demand	321	331	340	351	361	361	361	361	361	361	361	361	0.2
N-Bal demand	6104	6252	6400	6549	6697	6697	6697	6697	6697	6697	6697	6697	3.8
Acrylic Acid Production	3037	3129	3225	3325	3430	3430	3430	3430	3430	3430	3430	3430	1.9
											Total	177382	100

〈丑 4〉 Methathesis Units World

Country	Company	Location	Capacity kt/y	Startup	Technology
Operating					
USA	Lyondell	Channelview	450	1985	Lummus
USA	BASF/Total	Port Arthur	300	2004	Lummus
Japan	Mitsui	Osaka	145	2004	Lummus
In Construction				_	
Japan	Nippon Petrochemicals	Kawasaki	150	2005	Lummus
China	Secco	Jinshan	160	2006	Lummus
Tarwan	Formosa	Mai Liao	250	2005	Lummus
Israel	Carmel	Haifa	170	2006	Lummus
Korea	KPIC	Ulsan	110	2006	Lummus
Proposed					
Greece	Hellenic	Aspropyrgos	?	?	Lummus
Singapore	PCS	Pulau Ayar Merbau	150	2005	Lummus
Korea	Yeochun NCC	Yeochun	240	?	Lummus
NL	Sabic Euro	Geleen	250	2009	Lummus
Abu Dhabi	Borouge	Ruwais	723	2008	Lummus
China	Tianjin	Tianjin	?	?	?
Total Capacity		•	•		
Operating			895		
In Construction			840		
Proposed			1363		
Grand Total			3098		

Technologies:

ABB Lummus - Olefin Conversion Process (ex - Phillips process)

Axens - Metathesis, C4 process

BASF - Proprietary catalyst system in development

뛰면 프로필렌 생산을 덜하고 프로필렌가격이 좋으면 프로필렌생산을 늘이는 효과가 있다.

5. 세계 프로필렌(Propylene)수급현황

프로필렌은 가솔린성분이 되기도 하고 석유화학원료로도 쓰인다. 가격이 싸기 때문에 가솔린 블랜딩(blending)에 한동안 많이 사용되었다. PP수요가 늘어나면서 석유화학용 원료가 된 것이다. 세계적으로 프로필렌은 정유공장에서 생산되는 량이 1/3, 스팀크랙커에서 생산되는 량이 2/3이

다. 그림 4에서 사용처로 보면 2005년 62%가 PP제조 원료로 사용되었고 나머지 4대 소모처는 A/N, PO, 옥소알콜(Oxo-alcohol)과 큐멘(Cumene)이었다.

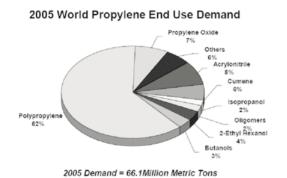
그림 5에서 프로필렌의 여러 용도의 소요량과 성장률을 표시하였으나 PP가 다른 어떤 소요처 보다 월등함을 알 수 있다. 앞으로 증기분해 (Steam Cracker)에 의한 프로필렌의 생산량은 증가하겠지만 상대적으로 그 성장속도는 더디어 지겠는데, 이는 프로판(C3)을 원료로 하여 생산 되는 프로필렌의 량이 낮은 생산성에 불구하고

ATLANTIC

상대적으로 더 늘어 날 것이기 때문이다. 또한 자동차연료시장이 성숙단계에 진입하여 저성장하게 되면 RFCC로부터 나오는 나프타(naphtha)를 처분하기 위해 신규RFCC로부터 생산하는 프로 필렌 제조자가 늘어나게 될 것이다. 또 LPG나 알 킬화(alkylation)로부터 프로필렌을 회수 제조하는 설비가 늘어나고 좋은 촉매도 개발되어 C3로부터 프로필렌을 제조하는 생산성이 크게 향상될 전맛도 있다고 한다.

6. 제조공법에 따른 프로필렌 수급 전망

표 5에 2010년까지의 지역별 프로핔렌 생산능



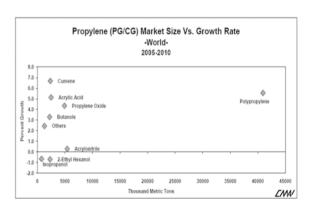
[그림 4] World propylene end use demand

력을 표시하였다

또한 **표 6**에는 CMAI가 내다보는 프로필렌의 연 도별 수급전맛을 표시하였다.

프로필렌의 향후 수급전망을 보면 공급능력에 여유가 2015년 까지 지속되나 이후에는 또 공급 부족을 겪을지 모른다. 이를 그림 6에 나타내었다.

그림 7에서 보듯이 프로필렌 제조공법으로 세계적으로는 DCC(Deep catalytic cracking, 심화촉매분해) + 증기분해(Steam cracker)에 의한 생산이 주종을 이루고 FCC에 의한 생산이 그 뒤를 잇겠지만, 앞으로 2005~2010년 사이에 메타세시스(Methathesis)나 PDH(프로판 탈수소)공법에 의한 프로필렌 제조가 상대적으로 증대될 것



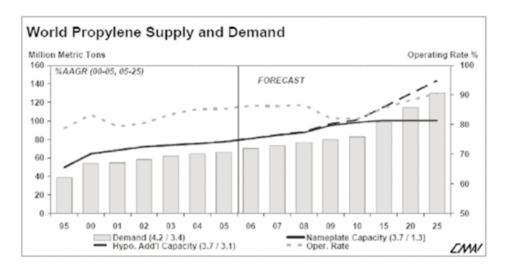
[그림 5] Propvlene(PG/CG) market size vs growth rate

<班 5> Global Propylene Capacity by Region

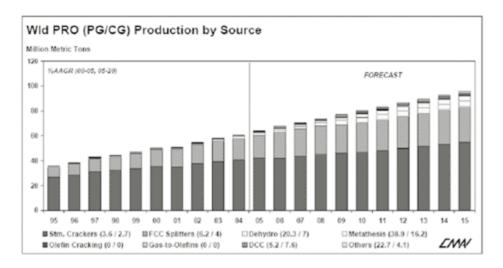
Thousand tons Propylene (100%)											
								CAC	GR		
	1990	1995	2000	2001	2002	2005	2010	1990- 2000	2000- 2010		
US + Canada	14363	17098	21134	22369	23049	23426	23606	3.9%	1.1%		
Latin America	1573	2657	2879	2879	2879	2879	2879	6.2%	0.0%		
WE	9636	13193	14536	15091	15266	15656	15656	4.2%	0.7%		
EE	2988	3307	3599	3599	3599	3784	3784	1.9%	0.5%		
MEA	570	1437	1988	5213	2513	4448	5498	13.3%	10.7%		
Asia	6938	12195	18390	19734	20807	23006	24481	10.2%	2.9%		
Total	36070	49887	62526	66185	68113	73192	75897	5.7%	2.0%		

〈丑 5〉 Global Propylene Capacity by Region

Thousand tons Propylene (100%)											
								CAGR			
	1990	1995	2000	2001	2002	2005	2010	1990- 2000	2000- 2010		
Capacity	36070	49887	62526	66185	68113	73192	75897	5.7%	2.0%		
Production	30756	40166	52450	53880	56473	64605	85511	5.5%	5.0%		
Operating Rate	85%	81%	84%	81%	83%	88%	113%				



[그림 6] World propylene supply and demand



[그림 7] World pro(PG/CG) production by source



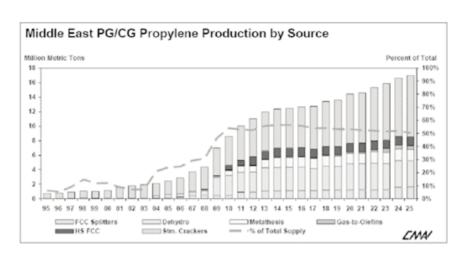
이다. 2010년 까지 중동에서 프로필렌 생산능력 (capacity)은 매년 30%씩 증가할 것으로 보는 전망이 있다.

그러나 프로필렌 제조공법 가운데서도 중동에서 신규로 짓는 프로필렌 공장은 새로운 의도적 제 조방식(on-purpose process)인 PDH공정과 메 타세시스(Methathesis)공정의 채택이 점차 증가 하여 전통적인 제조법 즉 증기분해방식(Steam cracker)과 RFCC(잔사유 유동층촉매분해방식) 에 대비한 점유율이 점차 높아지고 있음을 그림 8 에서 알 수 있다.

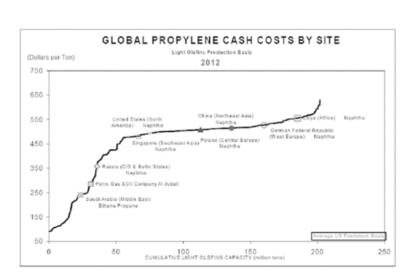
그렇다하더라도 이들 새 제조기술(On-purpose process)의 채택은 원료 C3, C2, C4의 공급확보 (availability)가 있을 때에 한하며 그나마 2013년 이후에는 Methathesis와 PDH의 생산량이 별로 늘어나지 않음에 유의할 필요가 있다.

7. 직접한계제조원가(cash cost) 비교

어떤 프로필렌 제조기술을 선택할 것인가 하는 사업성의 비교는 원료(feed-stock)가격과 부산 물(co-products: 보다 정확히는 공생성물)의 처 분가가 결정적이라 할 수 있다. 이 두 가지 가격요 소가 전체 프로핔렌 제주공정운전원가의 70~90%를 차지하기 때문이다. 증기분해방식 (Steam cracker)에서는 에틸렌이 co-product 로 얻어지는데 그 량이 프로핔렌 생산량보다 두 배나 더 많이 나오기 때문에 어느 것이 부산물이 라고 말하기가 어렵긴 하다. 이 경우 에틸렌만의 제조가격을 따로 정하기가 어려우므로 에틸렌+ 프로핔레을 함하 제품의 톤닷 제주워가를 따지는 데, C2나 C3정도의 가벼운 올레핀(light olefin)에 서는 이렇게 따져도 에틸렌 단독으로 계산하는 경우 보다 큰 오차는 생기지 않는다. 그러나 에틸 렌 기준으로 계산했을 때보다 프로핔렌 제조에 드는 한계제조원가(cash cost: 감가상각비 등 고 정비를 제외하고 재료비, 인건비, 동력비 등 현금 지출 비용만 합산한 기초 제조원가)는 더 높게 나 오는데 그 이유는 프로핔레(이 에틸레보다 가치 가 더 높음에도 불구하고)에 가치가중치를 주지 않기 때문이다. 프로필렌의 가격은 에틸렌과 최소 한 등가이거나 높기(특히 아시아에서) 때문에 이 러한 개략계상방식은 나름대로 신뢰도를 얻고 있 다. 그림 9는 프로필렌 제조원료(feed-stock)와 공장입지의 지리적 위치에 따른 한계제조원가 (cash cost)의 변화를 일목요연하게 보여준다.



[그림 8] Middle east PG/CG propylene production by source



[그림 9] Global propylene cash costs by site

한계제조직접경비가 가장 싼 경우는 사우디아라 비아에서 프로파을 워료로 하는 경우이고, 다음이 러시아에서 나프타(naphtha)를 사용하여 열분해 (cracking)하는 경우, 다음은 같은 나프타를 사용 하더라도 산유국에서 거리가 멀어지는 순서로 비 싸지고 있음을 보여 준다. 따라서 프로필렌의 생 산원가는 제조 원료를 얼마나 가까운 거리에서 얼 마나 싸게 공급해주느냐가 결정하는 것이지 어느 원료를 쓰고 어느 프로세스를 적용하는가는 그리 중요하지 않다는 말이 된다고 CMAI는 내다보고 있다. 그러므로 프로필렌생산에 있어서 오일생산 국이나 가스 생산국에서 원료를 염가에 공급해주 겠다는 확약만 받는다면 이윤을 전혀 고려하지 아 니한 생존운전가격인 한계생산 원가상으로만 볼 때는 다른 원가 요소는 크게 문제가 되지 않는다 는 결론에 다다른다. 이 한계원가의 절대적 우위 확보는 최후의 생존을 위해 다른 경쟁자를 죽이기 에는 가공할 위력이 된다. 그러나 공장건설은 적 정한 이윤추구가 궁극적인 전제가 되며 인접 지역 에 소모처가 없을 경우에는 수익성차원에서는 전 혀 얘기가 달라질 수 있다. 제품 프로필렌의 소모 완충역할을 위해 PP공장이라도 동시에 지어야 하 겠고 프로필렌제조사업의 수익성은 원재료가외에

만만치 않는 제품 소모처까지의 수송비가 크게 작용하며 (이점에서 중동은 극동 쪽의 수요처까지의 거리를 감안하면 역설적으로 불리한 요소가 된다.), 공장건설에 들어가는 EPC(Engineering, Procurement & Construction)가격은 결국에는 감가상각의 형태로 제품가격을 결정짓게 되므로 EPC가격을 싸게 지을 수 있는 곳이 어딘가도 EPC품귀현상을 빗고 있는 작금의 현실에서는 매우 중요하다. 이런 면에서 중국에서 건설 중인 석유화학공장은 원재료를 먼 거리에서 수입하더라도 EPC가격이 중동공장건설가의 1/2정도에 지을수만 있다면 중동 산유국 공장의 석유화학제품과가격경쟁을 해볼만하다는 얘기가 된다. 그래서 중국이 향후 초대형석유화학공단 건설에 열을 올리고 있는지 모른다.

중동 등지에서 석유화학공장 프로젝트를 계획하고자 할 경우 특히 에틸렌과 프로필렌의 생산이동반되는 경우 각 제조품의 상대적인 수급상황과가격추이를 살펴보았다. 전략적인 선택은 여전히어려운 작업이다. 한국의 석유화학산업에 힘든 날이 다가오고 있고 이제 보다 글로벌한 눈으로 돌파구를 찾아야 한다. (IPPE)