

04181

Nr. 322

Büro Kolmar

Schmuckheide, den 20. Juni 1941.

Vertraulich!

Zusammenfassender Überblick über militärische

4 Brabag - Werke (1936 - 1940)

Kostenentwicklung der vier Brabagwerke

1936 - 1940

Folgender Bericht stellt eine kurze Zusammenfassung der vier Einzelberichte dar. Er soll einen Gesamtüberblick über die Auswirkung der betrieblichen Entwicklung auf die Kosten- und Ertragslage bei den Werken verschaffen. Es sollen hier und in den Einzelberichten weniger die buchmäßigen Ergebnisse aufgezeigt werden, als vielmehr die Entwicklung der Kosten auf Grund des betrieblichen Ausbaues und der Produktionslage.

Der Übersicht wurde als Abschluß eine vergleichende Betrachtung über die beiden bei der Brabag zur Anwendung gelangenden Benzin-Gewinnungsverfahren beigefügt.

Nach den Schätzungen der Einzelberichte belaufen sich die Anlagewerte der 4 Brabagwerke, insoweit es sich um in Betrieb befindliche Anlageanteile (ohne Siedlungen) handelt, auf:

1936	(überwiegend Baujahr)
1937	rd. 157 Mill. RM
1938	rd. 266 Mill. RM
1939	rd. 326 Mill. RM
1940	rd. 346 Mill. RM

Am Aufwand für Siedlungen können kalkulatorisch nach dem jetzigen Stand rd. 10 % der Anlagewerte angenommen werden.

04183

- 2 -

Seit Beginn bis Ende 1940 wurden folgende Mengen von Haupt-Kohlestoffen verarbeitet:

Zerk + Leichtöl

1936	163.064 t	
1937	256.979 t	
1938	394.001 t	
1939	504.162 t	
1940	<u>673.569 t</u>	<u>sum.: 2.092.651 t</u>

Orte (Bl-Fabrik)

		* Kraftwerk
1936	124.374 t	Zeitz
1937	209.934 t	209.934 t
1938	227.471 t	227.471 t
1939	297.623 t	63.036 t
1940	<u>362.377 t</u>	<u>146.914 t</u>
	<u>1.228.779 t</u>	<u>232.779 t</u>
		<u>sum.: 1.461.549 t</u>

Briketts

1936	105.100 t	
1937	294.175 t	
1938	372.113 t	
1939	875.358 t	
1940	<u>1.065.750 t</u>	<u>sum.: 3.172.696 t</u>

Steinkohlekokken
(Schwarzeide)

1936	7.359 t	
1937	16.302 t	
1938	14.059 t	
1939	37.720 t	
1940	<u>51.597 t</u>	<u>sum.: 128.027 t</u>

Hieraus ergab sich folgende Erzeugung an Benzinkreidtions:

Bemerk.	Dieselöl und Ulfractionen		Flüssigas	Gesammt
	t	t		
1936	123.337,6	1.682,0	1.112,4	125.032,0
1937	304.172,9	4.906,0	8.701,0	317.639,9
1938	307.760,1	5.145,0	10.708,7	413.613,8
1939	411.671,4	68.858,2	36.547,2	511.076,8
1940	452.635,6	236.479,3	36.541,0	725.634,9
	1.681.575,6	517.069,7	95.411,1	2.294.055,4

Die Gesamtgefolgschaft der Werke stieg von

Ende 1937	4.740	Gefolgschaftsmitglieder
Ende 1938	auf	6.589 Gefolgschaftsmitglieder
Ende 1939	auf	9.131 Gefolgschaftsmitglieder
Ende 1940	auf	11.742 Gefolgschaftsmitglieder

In Prozenten ausgedrückt, nahmen Anlagewerte, Erzeugung und Ge-
folgschaft vom Jahr 1937 bis 1940 nachstehende Entwicklung an:

	Anlagewerte	Erzeugung	Gefolgschaft
1937	-	-	-
1938	+ 31,2 %	+ 29,6 %	+ 39,4 %
1939	+ 107,6 %	+ 66,9 %	+ 92,6 %
1940	+ 120,4 %	+ 128,4 %	+ 147,8 %

Das Zurückbleiben der Erzeugung 1939 gegenüber den Ansteigen der Anlagenwerte ist hauptsächlich auf die Anfahrt Zeitz zurückzuführen. Auffallend zeigt sich das unverhältnismäßig starke Anwachsen der Gefügeschärfte mit 147,8% gegenüber 126,4% bzw. 128,4%.

Die durchschnittlichen Gestehskosten 1937 - 1940:

der 4 Brauereiwerke ohne Kosten der H.V., bezogen auf eine Tonne Hauptprodukt einschließlich Flüssiggas, nach Abzug der Erlöse für Nebenprodukte wie Schwefel-, Phenolöl, Kupfer-Fierz, Spalttrichter-
standöl etc., errechnen sich etwa mit:

1937	RH 276,83
1938	RH 276,79
1939	RH 294,56
1940	RH 248,47

Das Jahr 1939 steht stark unter dem Einfluß der Anfahrt Zeitz und der hohen Gestehskosten Schwarzeide. Die erhebliche Steigerung der Gesamtproduktion 1940, insbesondere die Besserung der Lage in Schwarzeide und Zeitz, bewirkt eine sehr beachtliche Senkung der Durchschnittskosten.

Unter Zugrundelegung der vorhergehenden Zahlen ergibt sich für 1937 und 1940 folgende Veränderung der Ertragslage (ohne H.V.Kosten):

04186

- 3 -

	1937 rd. RM	1938 rd. RM
Einnahmen:		
Kaufpreise Nebenkosten	57.469,000	223.664,000
	<u>511,000</u>	<u>4.372,000</u>
	<u>56.958,000</u>	<u>217.944,000</u>
Ausgaben:		
Fabrikationskosten	<u>64.750,000</u>	<u>112.987,000</u>
	<u>55.723,600</u>	<u>53.153,000</u>
	<u>9.033,000</u>	<u>20.115,000</u>
Kalkulat. Zinsen	<u>23.836,600</u>	<u>64.397,000</u>
	<u>14.112,000</u>	<u>31.491,000</u>
Abschreibungen		
Überschuss:	<u>9.724,600</u>	<u>52.346,000</u>

Als Erlöse wurden hierbei angenommen:

RM je te

für Benzin	310,- und 315,-	
für Fliegerbenzin	380,-	(zu: 43.593 t)
für Dieselöl etc.	250,-	
für Flüssiggas	250,-	

Die Sonderabschreibungen Schwerarbeits- und rd. 15,0 Mill. RM blieben bei den Rechnungen unberücksichtigt.

Weiterentwicklung:

Somit es sich jetzt übersehen lässt, sollen die Werke auf Grund der Planungen in schätzungsweise 2 Jahren eine folgenden Leistungsvermögen erreichen:

Ergebnisse:

Witten	240.000 jahr	Fahrbenzin
Magdeburg	192.000 jahr	Fahrbenzin
Zeitz I	291.000 jahr	Fahrbenzin, Dieselöl, Schmieröle, Paraffin
Zeitz II	200.000 jahr	Fahrbenzin (Kohle-Hydrierung)
Schwarzeck	150.000 jahr	Fahrbenzin (alles auf Benzin umgerechnet)
Summe:	1.073.000 jahr	

An Vollgasmasse können schätzungsweise bei Benzin-Fahrweise

Insgesamt rd. 82.000 jahr

hinzugerechnet werden.

Voraussichtliche Gesamterzeugung an Hauptprodukten nach Vollausbau somit

rd. 1.155.000 jahr

gegenüber 1949

rd. 725.000 jahr

= Steigerung von annähernd rd. 60 %

- 7 -

Dagegenüber werden die Investierungen bei den Werken (ohne Siedlungen) schätzungsweise steigen

		1940	etwa 1943
		rd. Mill. RM	rd. Mill. RM
Witten	vom	56	auf
Magdeburg	vom	63	auf
Zeitz	vom	106	auf
Zeitz Kohle-Hydrierung	-		226
Schwerin	vom	<u>121</u>	auf
ZUSAMMEN:	vom	346	auf
			717

= Steigerung von rd. 107 %.

Während 1940 im Durchschnitt auf eine Jahrstonne rd. RM 478,- Investierungen entfielen, errechnen sich hieraus ^{noch} für den weiteren Ausbau rd. RM 621,- je jato.

Diese Verschiebung ist insbesondere bedingt durch den Bau der Kohle-Hydrierung Zeitz mit etwa 226 Mill.RM für 216.000 Jato Hauptprodukte (= rd. RM 1.040,- je jato). Im übrigen dienen die Ranten und Erweiterungen bei den anderen Werken in ziemlichem Umfange auch einer Steigerung der Betriebssicherheit, sozialen Einrichtungen u.d., also ohne daß damit in allen Fällen eine Produktionserhöhung verbunden ist.

Der Anlage- und Kapitaldienst wird sich im Gesamtdurchschnitt zwar von rd.RM 69,- auf rd.RM 90,- je Tonne Produkt erhöhen. Trotzdem aber kann auf Grund von Voraussetzungen erwartet werden, daß durch die wesentlich höhere Gesamtproduktion bei teilweise unveränderten festen Kosten eine weitere Besserung der Ertragslage eintreten wird.

Vergleich

I. G. Hochdruck-Hydrierverfahren + Fischer-Tropsch-Syntheseverfahren.

Die beiden bei der Prüfung zur Anwendung kommenden Verfahren weisen in Art und Kosten erhebliche Unterschiede auf. Während das Produkt nach dem Hydrierverfahren in den Gestehskosten nicht merklich unter dem Erlöspreisen liegt, bewegen sich die Gestehskosten bei dem Synthesewerk in Schmargendorf - auch nach Überwindung der Anfangsjahre - auf einer Höhe, die zu beträchtlichen Verlusten führen. An Hand nachfolgender Kostenrechnungen soll analysiert werden, an welchen Punkten und in welchem Umfange sich Unterschiede zwischen den beiden Verfahren zeigen.

Der Gegenüberstellung liegen durchschnittliche Kosten und Erzeugungsmengen, wie sie in Röhren und Schmargendorf heute bei Benzins-Fahrweise zu errichten sind, zu Grunde. Die Rechnung des Synthesewerkes Schmargendorf wurde insofern nach der günstigeren Seite hin berichtigt, als eine zwar mögliche, aber gegenüber der bisherigen Lage erhohte Erzeugungshöhe, Absatzmenge für Treibgas und Hartparaffin eingesetzt wurde. Außerdem wurde unterstellt, daß kein zusätzlicher Steinkohlenbedarf für die Unterförderung erforderlich sei.

Zum Unterschied von den üblichen Rechnungen wurden in beiden Rechnungen das Treibgas, Paraffin und sonstige Nebenprodukte nicht als Nebenerlöse abgesetzt, sondern mit dem Benzin zu einem Gesamtprodukt zusammengezogen. Hierdurch wird eine Verdecktierung der Kostenzusammensetzung durch den Abzug von Nebenerlösen vermieden.

Bei der Rechnung für das Hydrierverfahren wurde der Teer zwar zu einem jetzigen Durchschnittspreis von RM 78,- je to eingesetzt, jedoch nicht in einem Betrage, sondern aufgeteilt nach den Hauptkostenarten der Schmelzelei, die zu den entsprechenden Kosten des Betriebsverlustes geschlagen werden. Es wurde hierdurch erreicht, daß beide Rechnungen vom Bruttogehalt aus gehen, wobei allerdings das teurerwerte Kalkott für die Schmelzung etwas höher bewertet wurde als das teurere Lennitzer Kalkott für die Synthese (RM 10,- + RM 9,- je to).

In die Kosten nicht einbezogen wurden bei dem Vergleich die Kosten der Hauptverwaltung, Linienmen und Siedlungen, da sie außerhalb der zwei betrieblichen Vorgänge stehen.

Gemäß Rechnung auf Anlage 1, sowie der graphischen Darstellung Anlage 2, ergeben sich folgende Kosten je to Produkt:

	Hydrieranz	Synthese
	RM	RM
Rohstoffe	51,75	55,95
Kontakte und Hilfstoffe	5,60	45,99
Energie	22,-	36,90
Gefolgschaft	37,40	69,61
Sonstige Fabrikationskosten	22,-	35,-
	<hr/> 136,75	<hr/> 237,50
Abschreibungen	45,-	63,38
Kalkulat. Linien	28,25	38,74
	<hr/> 210,-	<hr/> 340,-

Kennen sei folgendes erläutert:

Reaktionsstoffe:

Bei Berücksichtigung der Gutschriften für Grade und Schmelzgas einerseits, sowie Kupfers-Teer andererseits, ergeben sich bei der Hydrierung etwas niedrigere Reaktionsstoff-Kosten (RM 31,75 + RM 55,98).

Bezogen auf das Brilmitt allein, stellt sich der Einsatz je to Gesamtprodukt bei der Hydrierung indes teurer als bei der Synthese (RM 66,50 + RM 63,30) (s.-Anlage 1). Dieses findet seinen Grund einmal darin, daß das Schmelzkettenöl vorzüglich höher eingesetzt werden mußte als das Sy-Dan-Brilmitt und daß ferner die Produkt-Ausbeute bei der Synthese höher liegt als bei der Hydrierung.

Es werden aus 1000 kg Brilmitt etwa gewonnen:

beim Hydrierungsverfahren mit Schmelzgas

130 kg Teer
460 kg Grade
200 ccm Schmelzgas

= 106 kg Benzin
18 kg Flüssiggas
-

116 kg

+ Rückgase (Verbrauch)

ferner:

460 kg Grade
18 kg Grade f.M. Anreicherung
380 kg Grade
200 ccm Schmelzgas

beim Syntheseverfahren (Schwefelkohle)

1.200 ccm Sy-Dan
300 kg Grade (Verbrauch)
35 kg Teer

= 120 kg fl. Produkt
27 kg Benzinsalz
5 kg Hartparaffin
152 kg

+ Rückgase (Verbrauch)

= 116 kg Benzin
18 kg Flüssiggas
5 kg Hartparaffin
5 kg Spalt-Benzol
142 kg

+ Rückgase (Verbrauch)

ferner:

35 kg Teer

04192

- 4 -

Vorhälfig ergibt sich hieraus:

	<u>beim Hydrierverfahren mit Schmelztemp.</u>	<u>beim Syntheseverfahren (Schwarzseide)</u>
<u>Wirkstoffe:</u>	<u>RM</u>	<u>RM</u>
32,86 t. Benzin	{ 110,-	35,96 t. Benzin { 110,-
2,36 t. Phenolgas	{ 270,-	4,18 t. Phenolgas { 270,-
3,42 t. Geste	{ 2,-	1,06 t. Kortypentan { 2,-
~ 60 t. Schwefel (ca. 3 Tonne)		~ 60 t. Sulfat { 2,-
<u>-</u>		1,47 t. Reink { 2,-
<u>Summe:</u>	<u>39,32</u>	<u>43,51</u>
<u>Reaktions- kosten:</u>	<u>14,-</u>	<u>9,-</u>
<u>29,32 Brutto-Ertrag</u>		<u>34,51 Brutto-Ertrag</u>

Auch über die Kosten geschen, zeigt sich somit bei der Synthese ausführlich ein günstigeres Ergebnis.

Kontakte und Hilfestoffe:

Hier tritt eine sehr starke kontaminierte Abweichung zwischen den beiden Verfahren in Erscheinung. Während beim Hyd.-Verfahren für Kontakte und Hilfestoffe nur mit etwa RM 5,60 je to Produkt zu rechnen ist, soll Schwarzseide hierfür nach dem heutigen Stand etwa RM 41,- je to Gesamtprodukt ausspielen, wovon rd. RM 38,- allein auf die Synthese-Kontakte entfallen.

Für das hier angenommene Durchschnittsjahr sind unter Zugrundelegung einer Gasverarbeitung von 2 Mill. cbm Sy-Gas je Kontakt rd. 600 Kontakte

zu regenerieren. Die Kontakt-Regenerierungs Kosten müssen einschließlich der verhältnismäßig gering gewordenen Lebalkt- und Thoriumverluste nach dem heutigen Stand mit rd. RM 9,-000,- je Kontakt angesetzt werden. Sowohl es sich überschreiten lässt, werden sich die Kontaktkosten in der bestehenden Kontaktfabrik vielleicht im Laufe der Zeit noch etwas senken lassen, ohne daß aber verläßlich entscheidender ins Gewicht fallende Verbilligungen zu erwarten sein werden. Wäre ohne Beeinträchtigung der Synthesekunststoffe im Laufe der Zeit eine Erhöhung des Gasalters vorausseen worden könnte, würde zwar die Zahl der zu regenerierenden Kontakte zurückgehen, andererseits würden sich aber die Kosten je Kontakt-Regenerierung infolge der verbleibenden fixen Kosten erhöhen.

Es wird schändig überprüft, ob und wann eine Erhöhung des Gasalters und somit eine Verringerung der Kontakt-Regenerierungen wirtschaftlich von Vorteil sein kann. Bislang haben die Rechnungen stets dahin gewiesen, daß es vorteilhafter ist, die Kontakte häufiger zu regenerieren und das Risiko eines stärker ins Gewicht fallenden Ausbeute-Werkstoffes in der Synthese zu vermeiden.

Energiekosten:

Die Energiekosten betragen RM 22,- : RM 36,90 je to Gesamtprodukt.

Die höheren Kosten in Schwarzeide röhren einmal von einem stärkeren Dampf- und Strombedarf je to Produkt her, zum andern von höheren Gestehskosten für selbst erzeugten Dampf und Strom.

Gefahrenschäfte:

Die höheren Gefahrenschäfts kosten in Schwarzeide (RM 37,40 : RM 69,01) sind zum Teil auf die großen Gaserzeugungs-Anlagen zurückzuführen.

Aber auch verglichen mit Synthesewerken im Norden, deren Gewinnzins auf Lohnbasis allerdings wesentlich einfacher vor sich geht, erscheinen die Schwarzhäder Betriebsaufzahlen - selbst bei Ausschaltung der Drosselung - verhältnismäßig hoch.

Gemeine Fabrikationskosten:

Ein wesentlicher Anteil dieser Kosten besteht sich aus Reparatur-Material sowie auf Reparaturen durch Fremde Firmen. Es hat sich auf Grund von Prüfungen gezeigt, daß sich die Reparaturkosten - bezogen auf die Anlagewerte - bei der Synthese durchschnittlich nicht billiger stellen als bei der Hydrierung. Der höhere Betrag bei den sonstigen Fabrikationskosten erklärt sich somit teilweise aus dem höheren Aufwand für Reparatur-Material und Fremdleistungen infolge der relativ höheren Anlagewerte des Synthesewerkes.

Dieses erstreckt sich auch auf die unter der Gefolgschaft aufgeführten Schlepper und Reparaturkosten.

Auf die te Produkt bezogen, stellen sich die sonstigen Fabrikationskosten bei der Hydrierung auf RM 22,-, bei der Synthese auf RM 35,- je to.

Anlagen- und Kapitaldienst:

Während sich der Anlagen- und Kapitaldienst bei der Hydrierung einschließlich Schmelzwerk auf rd. RM 73,- stellt, errechnet sich bei Schwarzhäder infolge der höheren Investierungen rd. RM 102,- je to Gesamtprodukt.

Unter Einbeziehung des Schmelzwerkes entfallen bei der Hydrierung rd. RM 300,- Anlagewerte auf eine Jahrestonne Gesamtprodukt, während sich

bei der Synthese (ohne Kraftwerk und Kontaktfabrik) rd. RM 700,- ergeben. Auch hier wirkt sich insbesondere der hohe Investitionsbedarf bei der Gaserzeugung aus.

Der hauptsächliche Unterschied zwischen den Gestehskosten bei der Hydrierung und der Synthese liegt darin, daß der Ausgangsstoff für die Synthese, nämlich das Synthesegas, nach dem heutigen Stand der Verfahren in seinen Kosten noch außerordentlich hoch liegt.

Das Sy-Gas im Schwarzwald aus den Anlagen von Koppers und Dödier stellt sich einschließlich der Schmelzreinigung auf rd. RM 24,- je 1000 cbm Sy-Gas. Zu beachten bleibt hierbei allerdings, daß das Gesamt-Sy-Gas im Schwarzwald z.B. durch die schlechte Betriebslage bei der Dödier-Anlage um RM 2,- bis 3,- je 1000 cbm Sy-Gas verteuert wird.

Bei einer Erzeugung von 116 kg Gesamtprodukt aus 1000 cbm Sy-Gas ergeben sich bei RM 24,- je 1000 cbm bereits in der Gasphase Gestehskosten von annähernd

RM 24,- je t Gesamtprodukt.

An dieser Stelle, also noch vor der eigentlichen Synthese, sind schon die heutigen Gestehskosten eines nach dem Hy-Verfahren erzeugten Produktes etwa erreicht.

Als weitere große Belastung treten in der Synthese noch die bereits besprochenen außerordentlichen Kosten für die Kontakte hinzu, während die übrigen Kosten der Synthese und Nachverarbeitung verhältnismäßig günstig liegen.

Abschätzen von einer weiteren Steigerung der Auslasten und einer rechtzeitigen Aufarbeitung aller erfallenden Kohlensäureerträge müssen die Anstrengungen zur Bewertung der Wirtschaftlichkeit beim Syntheseverfahren insbesondere auf eine Senkung der Fix-Cap- und Kontaktkosten hinsichtlich.

Die Auswirkung der unterschiedlichen Gestaltkosten zeigt sich besonders klar in der aus den vorstehenden Rechnungen gebildeten Entnahmevergleich.

<u>Kohlensäure</u>		<u>Synthese</u>	
<u>Erzeugungsjahr 200.000 Jato.</u>		<u>Erzeugungsjahr 142.000 Jato.</u>	
	<u>MdN</u>		<u>MdN</u>
Aufwand	42.000.000	Aufwand	42.220.000
Brüder	50.000.000	Brüder	42.000.000
Gewinne	18.000.000	Vermönt:	3.420.000

Die Kosten der Hauptverwaltung, Lizenzen und Siedlungen sind im obigen Aufwand noch nicht enthalten.

gez. Kollmar

Wirtschaftung
(abschl. Schwellwert)

Produktion: 180.000 t Blei/Zinn
17.000 t Zinnlegierung
3.000 t Nebenprodukte (R.R.-Preis-equivalent)
200.000 t ERGEBNIS

Kosten	xx.DRM	% vom Gesamtkost	RH je t Gesamt-Prod.
<u>Materialkosten</u>			
1.730.000 t Bleizinn / RH 10,- (= 222.000 t Tore / RH 70,-/t)	17.300.000	41,1	86,50
<u>Gutsentnahmen</u>			
195.000 t Grade / RH 9,-	1.755.000		
346 Mill. kWh Schwellgas/ 0,3 Pfg.	1.037.000		
Grade RH 9,- 132.000 t / RH 9,-	1.242.000	3,0	6,21
<u>Kontakte u. Hilfstoffe</u>			
RH 4,- je to fl. Prod.	720.000	1,7	3,60
<u>Montagen (zusätzlich)</u>			
Schweißwerk	900.000		
Brennwerke			
Flaschen	370.000		
Dampf 2,6 t x 1,50 RH	700.000		
Strom 900 kWh x 1,5 Pfg.	2.430.000		
<u>Personalkosten</u>			
Schweißwerk	1.120.000		
Brennwerke:			
1900 Arbeiter/2.400,-	6.360.000		
450 Angest. /4.000,-			
<u>Summe Fabrikationskosten</u>			
(Reparat-Material, Fremdleistungen, Betriebsstoffe, Steuern etc.)			
Schweißwerk	1.280.000		
Brennwerk	3.120.000		
<u>Abschreibungen (9 %)</u>			
Schweißwerk 4/35 Mill.RH 3.150.000	4.400.000	10,5	22,-
Brennwerk 4/65 Mill.RH 2.950.000	27.350.000	65,2	136,73
<u>Mallkosten-Zinsen (5 %)</u>			
Schweißwerk 4/38 Mill.RH 1.900.000	9.000.000	21,4	45,-
Brennwerk 4/75 Mill.RH 3.150.000	5.650.000	13,4	28,23
	42.000.000	100 %	214,-

Synthese

Produktion:

116.000 t Basalt
18.000 t Treibgas
3.000 t Kupferstaaf
1.000 t Blechstaaf
142.000 t zusammen

KostenBriketts

1.000.000 t Briketts /HK 9,-

rd.-RM	% von Kost. Anfert.	HK je te Gesamt-Kost.
9.000.000	10,7	63,38
1.000.000	2,2	7,40
7.900.000	16,5	55,98
-	-	-
5.620.000	12,1	40,99

Kontakte u. Hilfsstoffe HK
 600 Kontakte /HK 9.000,- 5.400.000
 sonst. Hilfsstoffe 420.000

Energie (zusätzlich)

Wasser 600.000
 Dampf 5,0 t x 5,- HK 1.740.000
 Strom 1000 kWh x 2,5 PfG 2.500.000

5.240.000	10,8	36,90
9.000.000	20,3	69,01
4.370.000	10,7	33,-
33.780.000	70,9	237,98
9.000.000	10,6	63,58
5.500.000	11,6	38,74
48.280.000	100 %	340,-

Gefolgeschäf
(ohne Kraftwerk u. Kontaktfabrik)

Jose Arbeiter/2.400,- 7.200.000
 650 Angest. /4.000,- 2.600.000

Sonst. Fabrikationskosten
(Reparat. Material, Fremdleistungen,
Betriebsstoffe, Steuern etc.)Abschreibungen (9 %)
a/ 1000 Mill. HK

(ohne Kraftwerk u. Kontaktfabrik)

Rechnung (5 %)

a/ 110 Mill. HK

04198

Anlage 2

Sachbearbeiter

FBI Berlin

WZB

Bundesamt

BKA

BND

BGB

BGBI

BGH

Abbildung 1

Mittlerer Abstand
RH-Jetz.

A-K-Distanz

100

m

Startgeschwindigkeit

Geschwindigkeit

Geschwindig.

Anfangs- u. Mittelpunkt

Größe
Tiefe

87,99

5,60

45,21

87,99

Mittlerer Abstand
(Grund, Schleppenfeste)

700

m

200

100

0

-100

-200

-300

-400

-500

-600

-700

-800

-900

-1000

-1100

-1200

-1300

-1400

-1500

-1600

-1700

-1800

-1900

-2000

-2100

-2200

-2300

-2400

-2500

-2600

-2700

-2800

-2900

-3000

-3100

-3200

-3300

-3400

-3500

-3600

-3700

-3800

-3900

-4000

-4100

-4200

-4300

-4400

-4500

-4600

-4700

-4800

-4900

-5000

-5100

-5200

-5300

-5400

-5500

-5600

-5700

-5800

-5900

-6000

-6100

-6200

-6300

-6400

-6500

-6600

-6700

-6800

-6900

-7000

-7100

-7200

-7300

-7400

-7500

-7600

-7700

-7800

-7900

-8000

-8100

-8200

-8300

-8400

-8500

-8600

-8700

-8800

-8900

-9000

-9100

-9200

-9300

-9400

-9500

-9600

-9700

-9800

-9900

-10000

-10100

-10200

-10300

-10400

-10500

-10600

-10700

-10800

-10900

-11000

-11100

-11200

-11300

-11400

-11500

-11600

-11700

-11800

-11900

-12000

-12100

-12200

-12300

-12400

-12500

-12600

-12700

-12800

-12900

-13000

-13100

-13200

-13300

-13400

-13500

-13600

-13700

-13800

-13900

-14000

-14100

-14200

-14300

-14400

-14500

-14600

-14700

-14800

-14900

-15000

-15100

-15200

-15300

-15400

-15500

-15600

-15700

-15800

-15900

-16000

-16100

-16200

-16300

-16400

-16500

-16600

-16700

-16800

-16900

-17000

-17100

-17200

-17300

-17400

-17500

-17600

-17700

-17800

-17900

-18000

-18100

-18200

-18300

-18400

-18500

-18600

-18700

-18800

-18900

-19000

-19100

-19200

-19300

-19400

-19500

-19600

-19700

-19800

-19900

-20000

-20100

-20200

-20300

-20400

-20500

-20600

-20700

-20800

-20900

-21000

-21100

-21200

-21300

-21400

-21500

-21600

-21700

-21800

-21900

-22000

-22100

-22200

-22300

-22400

-22500

-22600

-22700

-22800

-22900

-23000

-23100

-23200

-23300

-23400

-23500

-23600

-23700

-23800

-23900

-24000

-24100

-24200

-24300

-24400

-24500

-24600

-24700

-24800

-24900

-25000