



A study on the behaviour of passive addition, RMV-keyed SCR / Part 3



V1.1/18.3.06

Beat A. Müller
Msc. (Mech. Eng.) ETH Zurich





Ziel und Zweck einer parametrischen Studie

Die vorliegende Arbeit ist eine PARAMETRISCHE STUDIE, d.h. es geht hier überhaupt nicht um die Genauigkeit nach dem Dezimalpunkt, sondern vielmehr darum,

- a) die verschiedenen Einflussgrössen (Parameter) aufzuzeigen
- b) und ihre Beziehungen zueinander mathematisch zu formulieren
- c) die numerischen Ergebnisse in Form verständlicher graphischer Darstellungen im Sinne von TRENDS für den mathematisch unverbildeten Leser aufzuzeigen

Gerade weil einige Parameter in Abhängigkeit vom Anwender und dessen Tagesform stark variieren können (z.B. AMV, K_E) ist es umso wichtiger, aufzuzeigen, welche Folgen dies z.B. TENDENZIELL auf den Verlauf des p_O2 haben kann.

Da es um eine *parametrische* Studie geht, ist die ganze Problematik der Handhabung bewusst ausgeklammert. Dies ist ein Thema für die Ausbildung und eine parametrische Studie kann per Definition keine Kursunterlage sein!

Es ist auch nicht die Aufgabe einer solchen Studie, den GMV (gesunder Menschenverstand) bei der Interpretation der Resultate zu ersetzen.





Haftungsausschluss / Disclaimer

Der Autor hält ausdrücklich fest, dass die vorliegende Arbeit, insbesondere die präsentierten Berechnungsverfahren, eine theoretische Studie darstellt und trotz aller Sorgfalt noch Fehler enthalten kann, sei dies in gedruckten Text, in den numerischen Resultaten oder den graphischen Darstellungen.

Das in einem ersten Schritt verwendete Modell ist ein sehr stark vereinfachtes. Nichtsdestotrotz wird es überall wegen der mathematischen Einfachheit herangezogen (s. Internet). Für grundsätzliche Aussagen genügt es vollkommen. Es ist absurd, wenn selbsternannte Gurus dieses Modell als falsch bezeichnen, gleichzeitig aber O2-Drop Tabellen publizieren, die exakt auf diesem angeblich falschen Modell basieren.

Verfeinerte Modelle sind bereits in Erarbeitung und werden zu gegebener Zeit vom Autorpräsentiert.

Alle Schlussfolgerungen, die der Leser aus der Studie zieht und alle Handlungen, die er darauf basierend vornimmt, tut er auf eigene Gefahr. Der Autor lehnt jegliche Haftung ab.

Die Studie selber stellt keine Ausbildung für SCR Geräte dar und ersetzt keinen gerätespezifischen Ausbildungskurs.

Die Studie stellt keine Aufforderung dar, mit SCR zu tauchen.





Gliederung

• Einführung

Haftungsausschluss / Disclaimer

Über den Autor

Management-Summary

Terminologie (Lexikon)

• Teil 1: Gliederung, Terminologie, Aufbau, Komponenten und

Funktion von passiven, AMV-gesteuerten SCR mit

konstantem Auswurfvolumen

• Teil 2: Rechnerische Untersuchung zu den

physikalischen Besonderheiten

• Teil 3: Auslegung für tiefenkompensierten, variablen

Auswurf

Teil 4: Anatomie eines SCR-Unfalles

• Teil 5: Vergleich Rechnung - Messungen





Teil 3

Auslegung für tiefenkompensierten, variablen Auswurf





Inhaltsverzeichnis

- Beispiele von SCR mit tiefenkompensiertem Auswurf
- Systemschema des tiefenkompensierten Halcyon
- Gedanken zur technischen Realisierung
- Vor-/Nachteile der Tiefenkompensation
- Herleitung der Gleichungen
- Randbedingungen
- Gemischbestimmung
- Bestimmung von Kr-12 und Kr-100
- Verifizierung von Kr (Vergleich mit Festauswurf)
- Diskussion /Schlussfolgerungen





Beispiele von SCR mit tiefenkompensiertem Auswurf



BMD-SCR-4



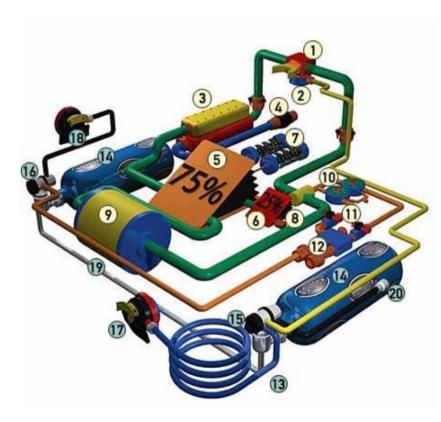
Halcyon PVR-BASC ca. 1990

Weitere: BK-2 von J. Bohnert





Systemschema des tiefenkompensierten Halcyon SCR



- 1 Mundstück/umschaltbar auf OC ab Bailout-Flasche
- 2 OC-Anschluss
- 3 Wasserabscheider
- 4 Manuelle Pumpe
- 5 Einatmungs-Gegenlunge
- **6** Ausatmungs-Gegenlunge, Volumen tiefenabhängig verstellbar; mit Ueberdruckventil
- 7 Verstellmechanismus für Tiefenkompensation
- 8 Einatmungsseite des Loops
- 9 Scrubber (Atemkalk)
- 10 Sensoren / Druckanzeiger
- **11** Manual Addition Valve (override)
- 12 Gas-Switchblock/Anschlüsse
- 13 Bailout-Gas Zuführung
- 14 Speisegas- / Bailout-Flaschen (Diluent)
- 15 1. Stufe Speisegas- / Bailout Flasche 1
- 16 1. Stufe Speisegas- / Bailout Flasche 2
- 17 Bailout 2. Stufe Flasche 1
- 18 Bailout 2. Stufe Flasche 2
- 19 Verbindung Bailout-Flaschen
- 20 Mitteldruckanschluss zu Drysuit/Wing





Gedanken zur technischen Realisierung (1)

- Das Verhältnis Kr des Auswurfvolumens Q_dump zum Atemminutenvolumen AMV ist definiert durch das Volumenverhältnis der beiden Gegenlungen.
- Wenn Kr variabel gestaltet werden soll, muss also physisch das Volumenverhältnis der beiden Gegenlungen variiert werden.
- Die Einatmungsgegenlunge wiederum ist auf die übliche mittlere Vitalkapazität eines Taucher abzustimmen (ca. 4-4.5l) und darf jedenfalls nicht *kleiner* ausgelegt werden.
- Alleine schon aus Gründen der technischen Komplexität, resp.
 Realisierbarkeit wird man sich darauf beschränken müssen,
 EINES der beiden Volumina zu verändern und das andere unverändert zu lassen. (Auch wenn rein platzgrössenmässig ein
 Mechanismus, der gleichzeitig die Ausatmungslunge verkleinert
 und die Einatmungslunge vergrössert das Ideale wäre.)





Gedanken zur technischen Realisierung (2)

- Daraus ergeben sich folgende technische Möglichkeiten:
 - a) Volumen der Einatmungsgegenlunge variabel (A); Volumen wird mit grösserer Tiefe ebenfalls vergrössert; Ausatmungsgegenlunge bleibt unverändert
 - a) Volumen der Ausatmungsgegenlunge variabel (B), Volumen wird mit grösserer Tiefe verkleinert; Einatmungsgegenlunge bleibt unverändert
- Der Verstellbereich der Volumina wird schon aus Grössen-, aber auch aus Regeltechnischen Gründen limitiert sein.
 Während gastechnisch ein Kr von ca. 30-35% an der Oberfläche (Systemschema Halcyon: 1:4 = 25%) und von 3-5% auf grosser Tiefe wünschbar wäre (ein Verstellbereich um den Faktor 6-12!) wird der obere Wert technisch kaum realisierbar sein.
- Variante A
 Da Gegenlunge grösser, hat man mehr Platz für Steuerungsmechnismus und da aussen angeordnet, besserer technischer Zugang





Gedanken zur technischen Realisierung (3)

Variante A (Forts.)

Der Vergrösserung stehen massive Platzprobleme (und damit auch AUFTRIEBSprobleme) im Weg, sowie das Problem, wie mit einer sehr grossen Einatmungslunge, welche sich in der Einatmungsphase kaum noch bewegt, die Ausatmungsgegenlunge angesteuert werden soll.

- Variante B

Da innerhalb der Einatmungsgegenlunge angeordnet, nur sehr beschränkter Zugang für Regelungsmechanismus. Falls separat ausserhalb angeordnet, was technisch auch möglich wäre (s. Prinzipschema Halcyon), besteht diese Einschränkung nicht.

B1: Das Volumen der Ausatmungsgegenlunge an der Oberfläche ist so gross, dass es einem Kr von ca. 30% entspricht und wird mit grösserer Tiefe laufend verkleinert. Eine gewisse minimale Grösse sollte aber so oder so nicht unterschritten werden. Falls innerhalb der Einatmungsgegenlunge platziert, müsste diese zwar auch vergrössert werden, aber sehr viel weniger als mit Variante A.





Gedanken zur technischen Realisierung (4)

B2: Mit zunehmender Tiefe wird die Ausatmungsgegenlunge von der Einatmungsgegenlunge immer weniger angesteuert. Damit entfällt das Grössenproblem des Gerätes.

Ausfallszenarien und Folgen:

Sollte der Regelungsmechanismus beim Abtauchen versagen (zB. nahe Ausgangsstellung/Oberfläche blockieren), so würde bei beiden Varianten B1 und B2 einfach mit einem sehr grossen Dump Ratio getaucht. Damit nähert sich der p_O2 im Loop sehr stark demjenigen eines OC mit gleichem Gas, was schnell zu einem zu hohen p_O2 führen kann.

Gleiches Problem, wenn auf der Tiefe fehlerhafterweise in Ausgangsstellung zurückgekehrt würde. Gefahr der Hyperoxie.

Blockiert der Mechanismus hingegen auf der Tiefe, führt das beim Aufstieg zu einem massiv zu kleinen Kr, was den p_O2 Abfall noch weiter beschleunigen würde (massive Hypoxie).

Kurz und gut: es ist ein sehr anspruchsvolles Problem





Vor-/Nachteile der Tiefenkompensation

Vorteile:

- Die Gefahr des zu tiefen p_O2 Pegels im Flachwasserbereich kann durch gesteuerte Erhöhung des Kr drastisch reduziert werden (wenn die Regelung funktioniert)
- Bessere Gasökonomie auf grösserer Tiefe möglich, da minimaler Kr auf max. Einsatztiefe abstimmbar
- Es können u.U. Gemischwechsel vermieden werden
- Speisegas kann für grössere Tiefen als OC-Bailoutgas eingesetzt werden

Nachteile:

- Schwierigkeit in der Auslegung (Abhängigkeit von den selbstgesetzten Randbedingungen), nicht eine EINZIGE Lösung.
- Komplexität des Geräts durch zusätzlichen Steuerungsmechanismus nimmt stark zu.
- Anfälligkeit/Zuverlässigkeit der Steuerung ist sehr kritisch!
- Massive Gefahr der Hyper-, resp. der Hypoxie bei Versagen der Regelung !!!





Herleitung der Gleichungen (1)

Bisher sind wir von einer fixen Eliminationsrate Kr ausgegangen (Festauswurf); dabei werden Werte von ca. 7%....13% verwendet.

Für eine optimale Gemischzusammensetzung wäre eine tiefen-abhängige Eliminationsrate aber wesentlich vorteilhafter (permanente Annäherung an *F_mixO2*).

Dies kann mit folgendem linearen Ansatz erreicht werden:

$$K_r(Tiefe) = K_{r_Surf} + \gamma_{_Kr} \cdot \frac{p__amb(Tiefe)}{p__ambSurf}$$
[22]

Zur Bestimmung von γ_{Kr} lösen wir Gl. [22] nach γ_{Kr} auf:

$$\gamma_{Kr} = \begin{bmatrix} K_r (Tiefe) - K_{r_Surf} \end{bmatrix} \cdot \frac{p_ambSurf}{p_amb (Tiefe)}$$

[23]





[9a]

Herleitung der Gleichungen (2)

Wir wenden die GI.[9] sinngemäss an:

$$K_r(Tiefe) = \frac{(F_{mixO2} - 1)}{K_E \cdot (F_{O2min} - F_{mixO2})} \cdot \frac{p_{ambSurf}}{p_{amb}(Tiefe)}$$

resp.

$$F_{_O2min} = \frac{p_{_O2min}}{p_{amb} (Tiefe)}$$
 [7b]

und erhalten:

$$K_{r}(Tiefe) = \frac{(F_{mixO2} - 1) \cdot p_{ambSurf}}{K_{E} \cdot \left[p_{O2min} - F_{mixO2} \cdot p_{amb}(Tiefe)\right]}$$
[9b]

Dabei verwenden wir Gl. [4] für *p_amb (Tiefe):*

$$p_{amb} (Tiefe) = p_{ambSurf} + dpdT \cdot Tiefe$$
 [4]

Die *numerischen* Werte von K_{r} _Surf und γ_{K} r müssen jetzt anhand von Randbedingungen festgelegt werden und deren gibt es mehrere!





Randbedingungen (1)

- Es soll nur ein einziges Speisegas für den RB verwendet werden, das auch als Bailout-Gas im offenen System verwendet werden kann (Verwendung eines single-rebreathers), und zwar bis auf 3m mit p O2min=0.18bar.
- 2) Auf einer max. Einsatztiefe von **100m** soll ein **p**_**O2max** von **1.60bar** bei Verwendung von Tmx und mit OC nicht *über*schritten und im Loop ein **p**_**O2min** von ca. **0.50 bar** gehalten werden (p_O2 von 0.50bar kann beliebig lange ohne respiratorische Konsequenzen geatmet werden; OTU bleiben konstant).
- 3) *p_N2max* soll **4.0 bar** sein; *p_He-max* = **10.0 bar**
- 4) Der RB soll von ca. **12m** an mit dem verwendeten Gas einsatztauglich sein unter, dabei soll ein **p_O2min** von **0.18 bar** gehalten werden. Oberhalb 12m soll offen mit dem Bailout getaucht werden.





Randbedingungen (2)

- 5) Es soll ein Gaswechsel auf **EANxx** auf **40m** vorgesehen werden. Anteilbestimmung aufgrund *p_N2_max* **(4.0bar)**.
- 6) Es soll an der Oberfläche alternativ mit diesem **EANxx** als Speisegas ohne Spülung beliebig lange geatmet werden können (→Syphons!); dabei soll ein *p* o₂ von 0. 20bar nicht *unter*schritten werden.
- 7) Es soll bei den physiologischen Parametern *KE* und *AMV* von den für den *p_o2*-Abfall ungünstigeren Werten ausgegangen werden (*KE* = **20** (5%) und *AMV* = **20l/min**).
- 8) Als maximale Grenze für *Kr* wird ein Bereich von **0.35** (35%) bis **0.40** (40%) gesetzt. Ein zu grossen Verstellbereich ist konstruktiv kaum möglich (das Verhältnis der beiden Gegenlungen kann nicht beliebig zueinander gewählt werden).

Damit ist klar: es gibt nicht EINE einzige generelle Lösung!





Gemischbestimmung

Umgebungsbedingungen		Randbedingungen für Atemgasgemische						
p_surf	1.000	bar	p_O2max	1.600	bar	p_O2min-3-12n	0.180	bar
dpdT	0.980	bar/10m	p_N2max	4.000	bar	p_O2min-0m	0.200	bar
			p_Hemax	10.000	bar	T_max	100.0	m
						T_GasExch	40.0	m
Bestimmung T	ravel-M	ix						
a) Berechnung			b) Selektion		_			
F_O2	0.325		F_02	0.32	}	EAN32		
F_N2	0.675		F_N2	0.68	∫			
c) Nachkontrolle								
p_O2-40m	1.574	bar	EAD	32.3	m			
p_N2-40m	3.346	bar	MOD	40.8	m			
Bestimmung F	O2-Bo	ttomMix						
a) Berechnung			b) Selektion		_			
F_02	0.148		F_02	0.14]			
F_N2	0.370		F_N2	0.37	}	Tmx14/37		
F_He	0.481		F_He	0.49	J			
c) Nachkontrolle Randbedingunger		en						
p_O2-3m	0.181		p_O2-100m	1.512	bar	p_O2-40m	0.689	bar
p_O2-0m	0.140	bar	p_N2-100m	3.996	bar	p_N2-40m	1.820	bar
			p_He-100m	5.292	bar	p_He-40m	2.411	bar
> Gemisch kan	n im OC	-Modus	EAD	40.6	m	EAD	13.0	m
bis auf 3m geatmet werden.		erden.	MOD	100.11	m			





Bestimmung von Kr-12 und Kr-100 (1)

Bestimmung de	es Kr_n	nin im Re	breather mit Tmx	14/37				
p_amb-3m	1.294	bar)			
p_O2min-3m	0.180	bar>	F_O2min-3m	0.139		Kr-min-3m =	####	
p_amb-6m	1.588	bar				Kr-min-6m =	1.016	
p_O2min-6m	0.180	bar>	F_O2min-6m	0.113		Kr-min-9m =	0.515	
p_amb-9m	1.882	bar				Kr-min-12m =	0.345	
p_O2min-9m	0.180	bar>	F_O2min-9m	0.096		Kr-min-100m =	0.043	
p_amb-12m	2.176	bar			Ì			
p_O2min-12m	0.180	bar>	F_O2min-12m	0.083		Selektion:		
p_amb-100m	10.800	bar				Kr-12m =	0.350	
p_O2min-100m	0.520	bar>	F_O2min-100m	0.048		Kr-100m =	0.050	
F_mixO2	0.140							
K_E	20				J			

Werte von Kr über ca. 0.40 bedeuten, dass dies kaum mehr über eine variable Dump-Steuerung erreicht werden kann. Es sind auch Platzprobleme bei der Dimensionierung der beiden Gegenlungen zu erwarten. Werte von Kr über 1.0 sind physikalisch unmöglich; Bedeutung: Gemisch ist nicht atembar.

Berechnung de	bilitätsfak						
Kr-12m = 0.350							
p_amb-12m	2.176	bar	γ_T-Kr =	-0.003409	1/m		
Kr-100m =	0.050		γ_p-Kr =	-0.034787	1/bar		
p_amb-100m	10.800	bar					

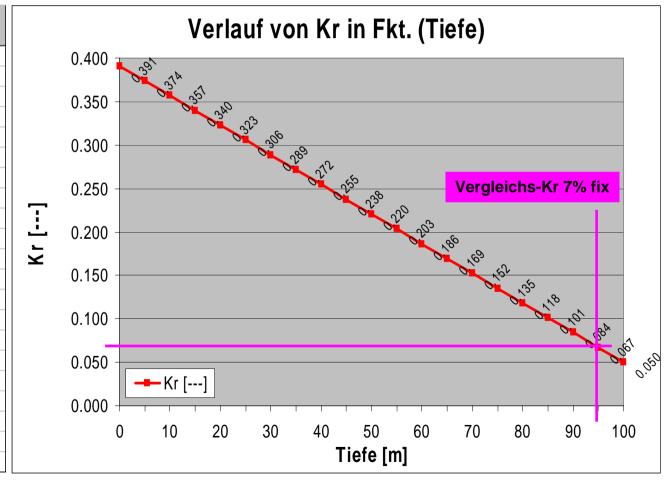
Ueberprüfung des statischen p_O2GG mit EAN32 an der Oberfläche								
p_surf	1.000	bar 🕽						
p_amb (T=0)	1.000	bar	Kr-0m =	0.3909		(mit γ_Kr rückgerechnet)		
F_mixO2	0.320		F_O2GG-32-0m	0.233				
K_E	20		p_O2-32-0m	0.233	bar			





Bestimmung von Kr-12 und Kr-100 (2)

Tiefe	p_amb	Kr
[m]	[bar]	[]
0.0	1.000	0.3909
5.0	1.490	0.3739
10.0	1.980	0.3568
15.0	2.470	0.3398
20.0	2.960	0.3227
25.0	3.450	0.3057
30.0	3.940	0.2886
35.0	4.430	0.2716
40.0	4.920	0.2545
45.0	5.410	0.2375
50.0	5.900	0.2205
55.0	6.390	0.2034
60.0	6.880	0.1864
65.0	7.370	0.1693
70.0	7.860	0.1523
75.0	8.350	0.1352
80.0	8.840	0.1182
85.0	9.330	0.1011
90.0	9.820	0.0841
95.0	10.310	0.0670
100.0	10.800	0.0500

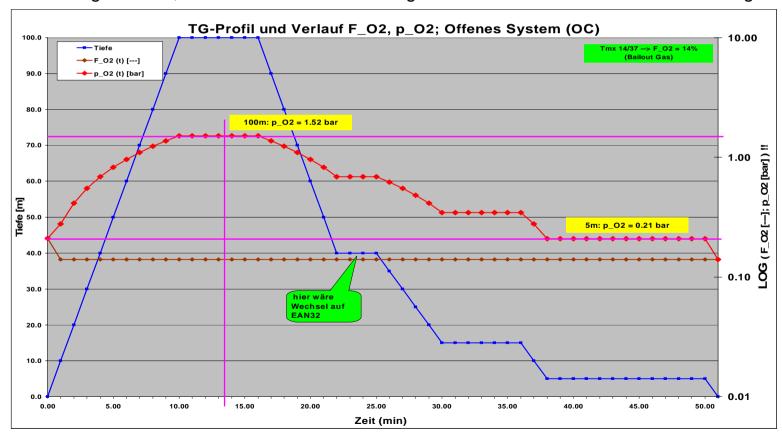






Vergleich Offenes System mit Bailout-Gas

Anhand eines hypothetischen Muster-TGs wird zuerst mit dem vorgesehenen Bailout-Gas (Tmx 14/37) mit einem offenen System (OC) getaucht. Es wird KEIN Gaswechsel auf EAN32 auf 40m gerechnet, da für die zu klärenden Fragen unerheblich. KEINE DEKO-Rechnung!!



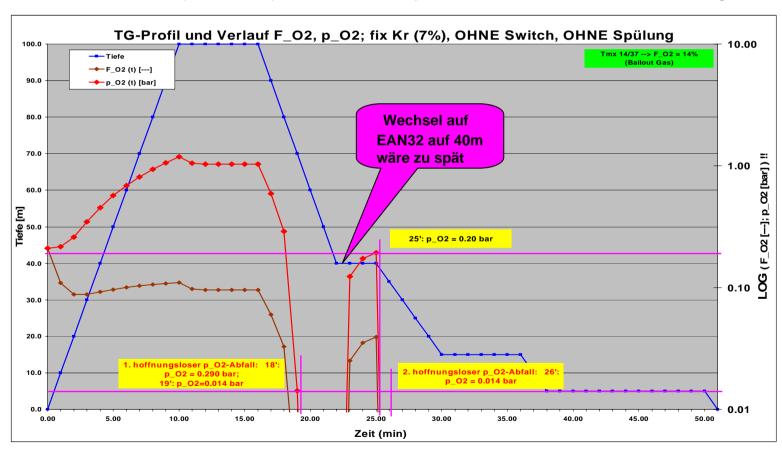
Resultat: alle Werte innerhalb der berechneten Vorgaben.





Verifizierung von Kr - Vergleich mit Festauswurf (1a)

Anhand des identischen, völlig hypothetischen Muster-TGs wird einmal mit fixem Kr (7%), einmal mit variablen Kr (5%....39%) der Verlauf von p_O2 berechnet und miteinander verglichen.



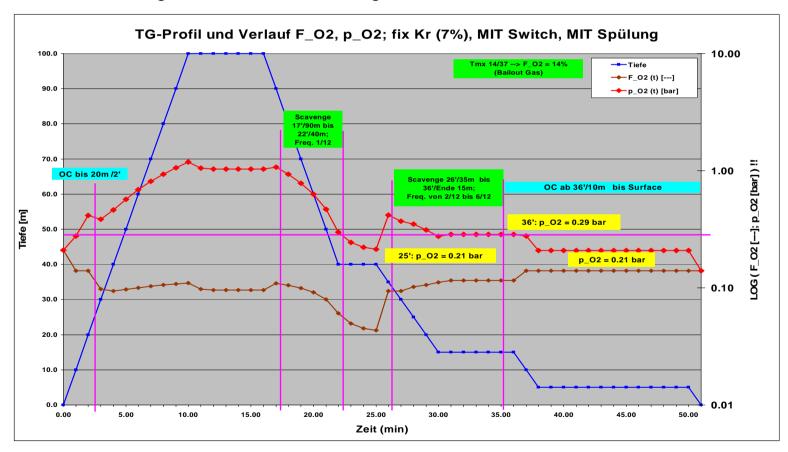
Resultat: mit Kr = fix 7% und Tmx14/37 ein hoffnungsloser Fall!





Verifizierung von Kr - Vergleich mit Festauswurf (1b)

Es zeigt sich, dass Spülung während 2 Aufstiegsrampen erforderlich ist. Zudem muss spätestens beim Aufstieg auf 10m auf OC Bailout gewechselt werden.



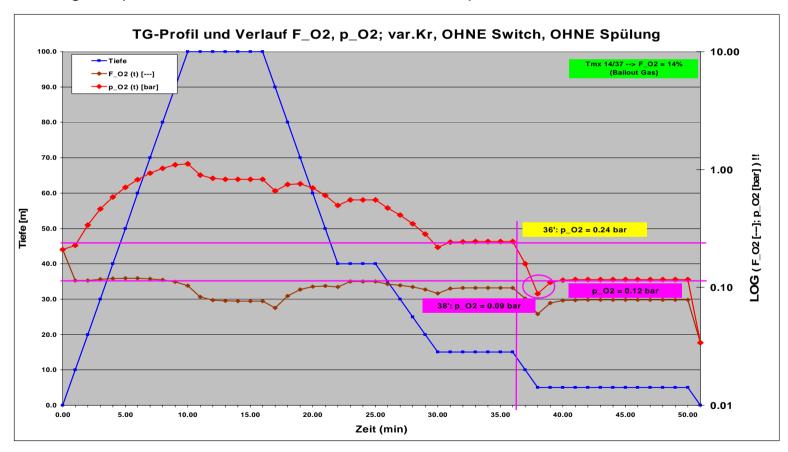
Resultat: nur mit 2x Spülung und Wechsel auf OC / (O2) am Schluss!





Verifizierung von Kr - Vergleich mit Festauswurf (3)

Die Vorteile des variablen *Kr* sind nicht zu übersehen: keine Probleme mit den langen Aufstiegsrampen. Erst beim Wechsel auf 10m fällt der p_O2 zu stark ab!



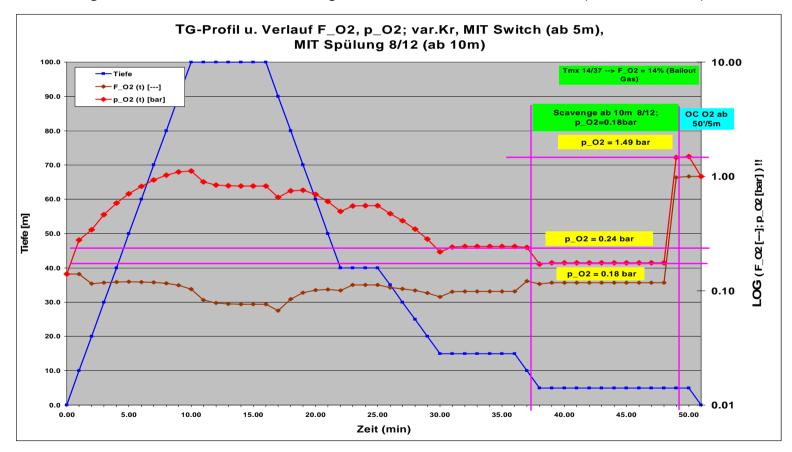
Resultat: wesentlich besser mit var. Kr; noch kritisch: ab 10m





Verifizierung von Kr - Vergleich mit Festauswurf (4a)

Mit Spülung mit einer konstanten (!) Frequenz von 8/12 (pro Minute) ab 10m wird ein p_O2 von 0.18 bar gehalten. Vor finalem Aufstieg Wechsel auf OC erforderlich (Dauer 1-2min).



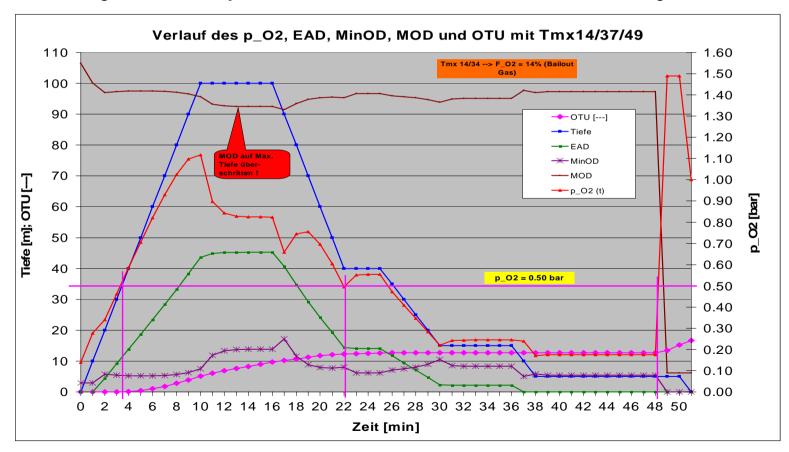
Resultat: Lösung: var. Kr, Spülung 8/12 ab 10m, O2-.OC am Schluss!





Verifizierung von Kr - Vergleich mit Festauswurf (4b)

Es zeigt sich, dass mit **Tmx14/37/49** die **MOD** auf der **maximalen Tiefe** (100m) **überschritten** wurde, wegen **zu hohem p_N2**. Dies wird eine Reduktion des F_N2 notwendig machen.



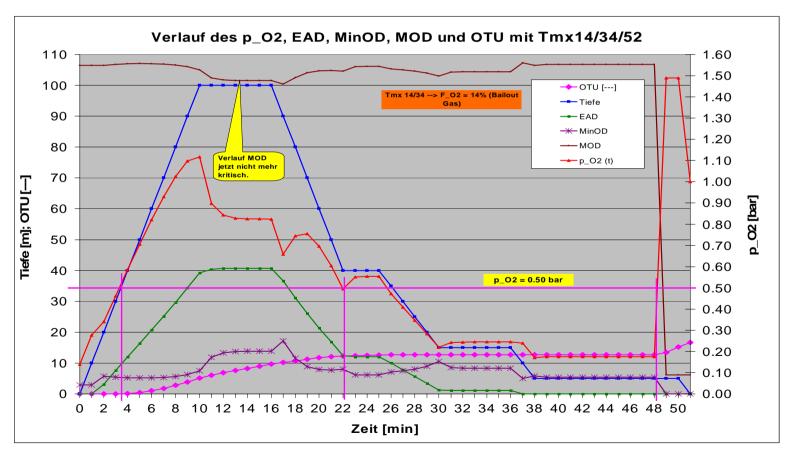
Resultat: Mit Tmx14/37/49 ist p_N2 auf max. Tiefe noch zu hoch!





Verifizierung von Kr - Vergleich mit Festauswurf (5b)

Verlauf von EAD, MinOD, MOD, OTU mit modifiziertem Gemisch Tmx 14/34/52, sowie Wechsel am Schluss von 5m an die Oberfläche auf 100% O2 OC.



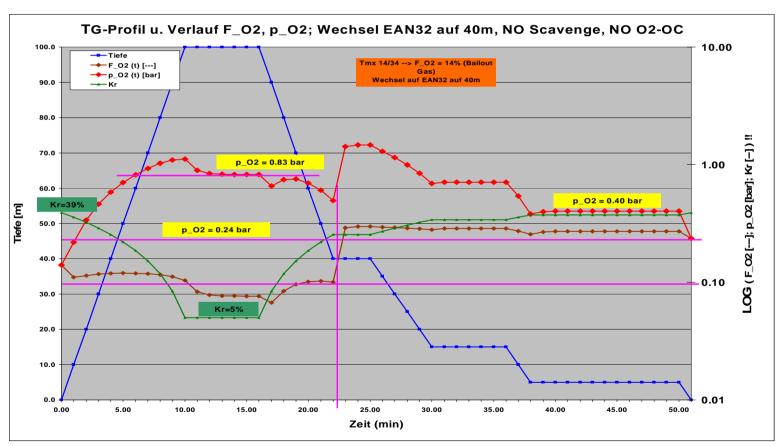
Resultat: Mit Tmx14/34/52 ist p_N2 auf max. Tiefe nicht mehr zu hoch!





Verifizierung von Kr - Vergleich mit Festauswurf (6a)

Vereinfachung durch Gaswechsel: Wechsel auf EAN32 auf 40m



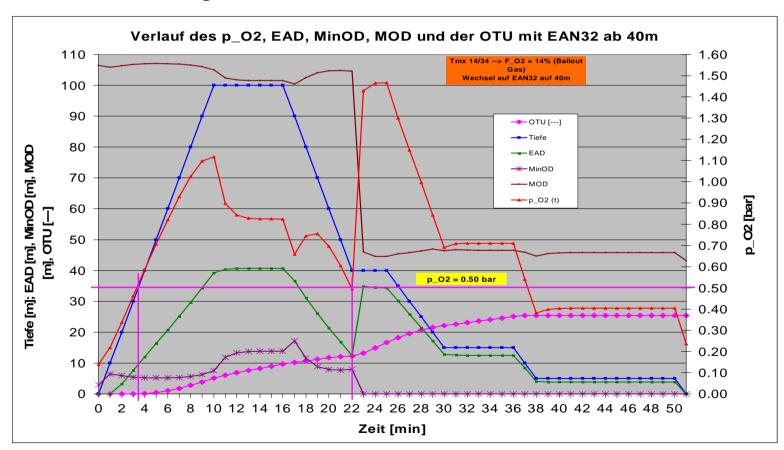
Resultat: Bei weitem die einfachste/sicherste Lösung vom Handling her!





Verifizierung von Kr - Vergleich mit Festauswurf (6b)

Vereinfachung durch Gaswechsel: Wechsel auf EAN32 auf 40m



Resultat: Bei weitem die einfachste/sicherste Lösung vom Handling her!





Verifizierung von *Kr* - Vergleich mit Festauswurf (7)

			Tmx 14/34/52 und EAN32 ab 40m Aufstieg			
		ОС	fixer Kr	variabler Kr	Bemerkung	variabler Kr
Kr_min	[%]	100.00	7.14	5.00	Oberfl.	5.00
Kr_max	[%]	100.00	7.14	39.10	auf 100m	39.10
V_vent	[NL]	4375.8	4375.8	4375.8		4375.8
Q_dump	[NL]	4375.8	785.4	826.4		775.8
V_02	[NL]	37.4	37.4	37.4		37.4
V_spül	[NL]	0	280.3	238.3		0
		1.51 auf 100m	1.03 auf 100m	1.12 auf 100m		0.83 auf 100m
p_O2-max	[bar]	1.49 auf 5m	1.49 auf 5m	1.49 auf 5m	(5m: OC O2)	1.47 auf 40m
						0.40 auf 5m
p_N2-max	[bar]	3.996 auf 100m	4.203 auf 100m	4.292 auf 100m		4.944 auf
P_142-111dx						100m
EAD-max	[m]	41.4	44.1	45.2		40.7
MOD auf max.Tiefe	[m]	100.1	94.7	92.5	(wegen N2)	101.6
OTU	[]	30.86	17.79	16.57		25.39
	NL: Normalliter (bei 1 bar)					

Der zu hohe p_N2 des Tmx14/37/49 bedingt eine Reduktion von F_N2 von 37% auf 34%, bei gleichzeitiger Anhebung des F_He auf 52%. Damit erhält man beim Nachfahren des Profils auf T = 100m eine MOD von max. 101.6m.





Diskussion - Einleitung

Anhand von einer Reihe Randbedingungen wurde aufgezeigt, wie ein System mit variablem Dump Ratio *Kr* (von 39% an der Oberfläche bis auf 5% auf 100m) berechnungsmässig ausgelegt werden *könnte*.

Das Verhalten dieses Systems im Vergleich zu einem OC-System und einem SCR mit fixem *Kr* (7%) wurde anhand eines hypothetischen TG-profils mit einer Maximaltiefe von 100m durchgerechnet. Die echten physiologisch erforderlichen Dekompressionsanforderungen wurden bewusst ausser Acht gelassen, da dies für die hier zu klärenden Fragen belanglos ist.

Falls sich rechnerisch zu irgendeinem Zeitpunkt ein zu tiefer p_O2 ergab, so wurde durch iterativen Versuch mit Spülen und Umstellen auf OC jeweils versucht, mit dem minimalsten Aufwand (möglichst geringer Gasverbrauch) ein p_O2min von 0.18-02.22bar aufrecht zu erhalten. Als erste Massnahme wurde immer mit Spülen in steigender Frequenz begonnen, erst wenn dies nicht zum Erfolge führte, wurde auf OC umgestellt.





Diskussion – Schlussfolgerungen (1)

- 1) Aus sicherheitstechnischen Ueberlegungen heraus sollte deshalb lieber ein Gerät mit höherem *Kr* (z.B. 10% statt nur7%) gewählt werden, weil der vermeintliche Vorteil der besseren Gasökonomie durch schlechtere (grössere) minimale Einsatztiefen, höhere erforderliche O2-Konzentrationen im Speisegas und komplexere Handhabung bei weitem wieder wettgemacht wird.
- 2) Der Vorteil eines SCR beim Gasverbrauch, sowohl mit fixem Kr, wie auch mit variablen Kr gegenüber einem OC sind offensichtlich: die Menge von Q_dump der beiden SCR-Varianten war bei diesem spezifischen TG-Profil gerade einmal 17% desjenigen eines OCs. Die total verbrauchte Menge (Q_dump+V_spül) betrug ca. 24% der verbrauchten Gasmenge des OC.
- 3) Der Unterschied von *Q-dump* zw. SCR mit fixem *Kr* (7%) und variablen *Kr* (5%.....39%) ist insgesamt sehr klein (ca. 3%). Die Erklärung liegt darin, dass eben Geräte mit fixem und tiefem *Kr* in Flachwasserbereich meist gar nicht mehr einsetzbar sind (also ohnehin auf OC gewechselt werden muss), oder nur mit sehr viel Spülung und auch auf konstanter Tiefe.





Diskussion – Schlussfolgerungen (2)

- 4) Der Unterschied hingegen zw. den Spülmengen der beiden SCR ist beträchtlich: Das Gerät mit fixem *Kr* braucht ca. 15% mehr. (Erklärung s. Pkt. 3)
- 5) Insgesamt verbraucht das SCR mit variablem *Kr* ca. 2.3% WENIGER Gas als dasjenige mit fixem *Kr* (für dieses eine TG-Profil !).
- 6) Um bei Geräten mit kleinen *Kr* trotzdem ohne Spülung und Wechsel auf OC eine vernünftige minimale Einsatztiefe zu erhalten, muss mit entsprechend hohen *F_mixO2* gefahren werden. Dies wiederum schränkt aber die *MOD* ein !
- 7) Das Spülen mit steigender Frequenz unterwegs dürfte zudem in der Praxis sehr schwierig zu realisieren sein, weil ja im Wasser dazu immer die O2-Anzeige beobachtet und praktisch vorausschauend agiert werden müsste. Zudem nützt die F_O2-Anzeige nichts, es muss direkt der p_O2 abgelesen werden können; wer macht schon Kopfrechnungen unter Wasser?
- 8) Der starke Einfluss der Spülung (Anhebung des p_O2) schon bei geringen Frequenzen (1/12 bis 3/12) ist teilweise erstaunlich.
- 9) Um die p_O2-Schwankungen beim Spülen (und vor allem den p_O2-Abfall dazwischen) klein zu halten, ist es besser, gleichmässig und dafür häufiger zu spülen, als in grösseren Abständen und dafür jeweils viel.





Diskussion – Schlussfolgerungen (3)

- 10) Durch die dynamische Verschiebung der Gasanteile im Loop gegenüber der rein statischen, auf OC basierenden Gemischberechnung, kann es notwendig sein, z.B. wegen der MOD, die Anteile nochmasl korrigieren zu müssen (hier Reduktion des F_N2 von 37% auf 34%)
- 11) Bei den OTU liegt das Gerät mit variablen Kr am günstigsten (d.h. am tiefsten), allerdings ist der Unterschied zum fixen Kr relativ klein. Weit abgeschlagen jedoch das OC, das fast den doppelten Wert aufweist (u.a. wegen der grossen Tiefe des TG). Bei einem flachen TG würde das anders aussehen.
- 12) Der Einfluss durch die Volumenänderung ist zwar nachrechenbar, aber kleiner als erwartet; Grund: die Volumenänderung ist meist im Vergleich zu Q_dump relativ klein.
- 13) Generell kann aber gesagt werden, dass bei jedem Aufstieg grundsätzlich gespült werden sollte, natürlich unter Beobachtung der p_O2-Anzeige, ausser bei Wechsel während des Aufstiegs auf Gase mit wesentlich höheren O2-Anteilen, womit das Problem drastisch reduziert werden kann.





Diskussion – Schlussfolgerungen (4)

- 14) Den Vorteilen des variablen Dump Ratio (*Kr*) gegenüber steht die erhöhte technische Komplexität einer mechanisch-pneumatischen UND funktionssicheren Vorrichtung, welche das Volumenverhältnis der beiden Gegenlungen mit zunehmender Tiefe entsprechend verändert, so dass mit grösserer Tiefe Kr verringert wird. Auch kostenmässig dürfte sich das bemerkbar machen.
- 15) Die Frage, ob überhaupt 2 handelsübliche Bellows gefunden werden können, welche von ihren Volumenverhältnissen den auf der minimalen Einsatztiefe des Gerätes gewünschten *Kr* ergeben, wurde bewusst ausgeklammert. Ebenso die Frage nach der gesamten resultierenden Baugrösse des Systems.
- 16) Es konnte zudem aufgezeigt werden, wie komplex und vieldimensional Randbedingungen sein können und dass es NICHT eine einzige Lösung gibt. Aussagen wie: ".....für Kr ist ein Wert x.y % optimal...." sind Unsinn.
- 17) Teilweise wird auch ein iteratives Vorgehen notwendig sein (Gemischanpassungen etc.)
- 18) Vielen Problemen kann aus dem Weg gegangen werden mit einem **Wechsel** unterwegs auf ein anderes **besser geeignetes Gemisch** (hier: EAN32). Das bedingt aber eine **Vorausberechnung** in der Art, wie sie hier präsentiert worden ist. **Reines ausprobieren** ist nicht nur dumm, sondern **lebensgefährlich!**





